PATENT COOPERATION TREATY

From the	INTERNA	TIONAL	BUREAU
----------	---------	--------	--------

PCT

NOTIFICATION OF ELECTION

(PCT Rule 61.2)

To:

Commissioner **US Department of Commerce** United States Patent and Trademark Office, PCT

2011 South Clark Place Room

CP2/5C24 Arlington, VA 22202

Date of mailing (day/month/year) 23 May 2001 (23.05.01)	ETATS-UNIS D'AMERIQUE in its capacity as elected Office
International application No. PCT/EP00/08515	Applicant's or agent's file reference 0050/050723
International filing date (day/month/year) 31 August 2000 (31.08.00)	Priority date (day/month/year) 13 September 1999 (13.09.99)
Applicant BUSCH, Ralph et al	· · · · · · · · · · · · · · · · · · ·

1.	The designated Office is hereby notified of its election made:
	X in the demand filed with the International Preliminary Examining Authority on:
	06 April 2001 (06.04.01)
	in a notice effecting later election filed with the International Bureau on:
2.	The election X was
	was not
	made before the expiration of 19 months from the priority date or, where Rule 32 applies, within the time limit under Rule 32.2(b).

The International Bureau of WIPO 34, chemin des Colombettes 1211 Geneva 20, Switzerland

Authorized officer

Charlotte ENGER

Telephone No.: (41-22) 338.83.38

Facsimile No.: (41-22) 740.14.35

VERTRAG ÜBER DIE INTERNATIONALE ZUSAMMENARBEIT AUF DEM GEBIET DES PATENTWESENS

PCT

INTERNATIONALER RECHERCHENBERICHT

(Artikel 18 sowie Regeln 43 und 44 PCT)

Aktenzeichen des Anmelders oder Anwalts	WEITERES siehe Mitteilung über	die Übermittlung des internationalen
0050/050723	VORGEHEN Recherchenberichts (zutreffend, nachstehe	Formblatt PCT/ISA/220) sowie, soweit
Internationales Aktenzeichen	Internationales Anmeldedatum	(Frühestes) Prioritätsdatum (Tag/Monat/Jahr)
	(Tag/Monat/Jahr)	
PCT/EP 00/08515	31/08/2000	13/09/1999
Anmelder		
BASF AKTIENGESELLSCHAFT et	al.	
Artikel 18 übermittelt. Eine Kopie wird dem In	le von der Internationalen Recherchenbehörde ternationalen Büro übermittelt.	erstellt und wird dem Anmelder gemals
Dieser internationale Recherchenbericht umfa	aßt insgesamt _2 Blätter.	
	veils eine Kopie der in diesem Bericht genannte	n Unterlagen zum Stand der Technik bei.
Grundlage des Berichts		
 a. Hinsichtlich der Sprache ist die inte durchgeführt worden, in der sie eing 	rnationale Recherche auf der Grundlage der int ereicht wurde, sofern unter diesem Punkt nichts	ernationalen Anmeldung in der Sprache s anderes angegeben ist.
Die internationale Recherch Anmeldung (Regel 23.1 b))	e ist auf der Grundlage einer bei der Behörde e durchgeführt worden.	ingereichten Übersetzung der internationalen
b. Hinsichtlich der in der internationale	n Anmeldung offenbarten Nucleotid- und/ode	r Aminosāuresequenz ist die internationale
Recherche auf der Grundlage des S	Sequenzprotokolls durchgeführt worden, das	•
	ldung in Schriflicher Form enthalten ist.	
I 📙	onalen Anmeldung in computerlesbarer Form ei	ngereicht worden ist.
bei der Behörde nachträglic	h in schriftlicher Form eingereicht worden ist.	
	h in computerlesbarer Form eingereicht worden	
	nträglich eingereichte schriftliche Sequenzprotol im Anmeldezeitpunkt hinausgeht, wurde vorgele	
Die Erklärung, daß die in co wurde vorgelegt.	mputerlesbarer Form erfaßten Informationen de	em schriftlichen Sequenzprotokoll entsprechen,
2. Bestimmte Ansprüche hal	oen sich als nicht recherchierbar erwiesen (s	siehe Feld I).
3. Mangelnde Einheitlichkeit	der Erfindung (siehe Feld II).	
4. Hinsichtlich der Bezeichnung der Erfin	dung	
wird der vom Anmelder eing	ereichte Wortlaut genehmigt.	
wurde der Wortlaut von der	Behörde wie folgt festgesetzt:	
_		
5. Hinsichtlich der Zusammenfassung		
I A	pereichte Wortlaut genehmigt.	ung van der Behärde festgesetzt. Der
	gel 38.2b) in der in Feld III angegebenen Fass. Innerhalb eines Monats nach dem Datum der A ellungnahme vorlegen.	
	st mit der Zusammenfassung zu veröffentlichen	: Abb. Nr
wie vom Anmelder vorgesch		keine der Abb.
·	ine Abbildung vorgeschlagen hat.	
	indung besser kennzeichnet.	

INTERNATIONALER RECHERCHENBERICHT

Internationales Aktenzeichen PCT/EP 00/08515

A. KLASSI IPK 7	FIZIERUNG DES ANMELDUNGSGEGENSTANDES C07C51/60 C07C51/64		
Nach der in	ternationalen Patentklassifikation (IPK) oder nach der nationalen Kla	assifikation und der IPK	
B. RECHE	RCHIERTE GEBIETE	 	
Recherchie IPK 7	rter Mindestprüfstoff (Klassifikationssystem und Klassifikationssymb C07C	ole)	
Recherchie	rte aber nicht zum Mindestprüfstoff gehörende Veröffentlichungen, so	owelt diese unter die recherchierten Gebiete	efallen
Während de	er internationalen Recherche konsultierte elektronische Datenbank (N	Name der Datenbank und evtl. verwendete	Suchbegriffe)
EPO-In	ternal, CHEM ABS Data		
C. ALS WE	SENTLICH ANGESEHENE UNTERLAGEN		
Kategorie°	Bezeichnung der Veröffentlichung, soweit erforderlich unter Angab	oe der in Betracht kommenden Teile	Betr. Anspruch Nr.
Х	EP 0 475 137 A (BASF AG) 18. März 1992 (1992-03-18) in der Anmeldung erwähnt		1-9,11, 12
	Zusammenfassung Beispiele 1-3 Ansprüche 1-5 Seite 3, Zeile 12-55		
A	Seite 4, Zeile 21-42 EP 0 296 404 A (BASF AG)		1
	28. Dezember 1988 (1988-12-28) Zusammenfassung Beispiel 3		
Α	DD 153 867 A (HAASE BERND;SASS RE WINTER HARALD; BERTHOLD HORST; DL URSULA;) 10. Februar 1982 (1982-0 Seite 5, Zeile 1-29	JDDE	1
	ere Veröffentlichungen sind der Fortsetzung von Feld C zu ehmen	X Siehe Anhang Patentfamilie	
"A" Veröffer aber ni	Kategorien von angegebenen Veröffentlichungen : htlichung, die den allgemeinen Stand der Technik definiert, icht als besonders bedeutsam anzusehen ist Dokument, das jedoch erst am oder nach dem internationalen	*T* Spätere Veröffentlichung, die nach dem oder dem Prioritätsdatum veröffentlicht Anmeldung nicht kollidiert, sondern nui Erfindung zugrundeliegenden Prinzips Theorie angegeben ist	t worden ist und mit der r zum Verständnis des der
L Veröffen schein andere	dedatum veröffentlicht worden ist ntlichung, die geeignet ist, einen Prioritätsanspruch zweifelhaft er- en zu lassen, oder durch die das Veröffentlichungsdatum einer en im Recherchenbericht genannten Veröffentlichung belegt werden er die aus einem anderen besonderen Grund angegeben ist (wie	*X* Veröffentlichung von besonderer Bedeu kann allein aufgrund dieser Veröffentlic erfinderischer Tätigkeit beruhend betra	chung nicht als neu oder auf ichtet werden itung; die beanspruchte Erfindung
ausgef "O" Veröffer eine Be "P" Veröffer	ührt) ntlichung, die sich auf eine mündliche Offenbarung, enutzung, eine Ausstellung oder andere Maßnahmen bezieht	werden, wenn die Veröffentlichung mit Veröffentlichungen dieser Kategorie in diese Verbindung für einen Fachmann & Veröffentlichung, die Mitglied derselben	einer oder mehreren anderen Verbindung gebracht wird und naheliegend ist
Datum des A	Abschlusses der internationalen Recherche	Absendedatum des internationalen Re	cherchenberichts
2	. März 2001	16/03/2001	
Name und P	ostanschrift der Internationalen Recherchenbehörde Europäisches Patentamt, P.B. 5818 Patentlaan 2	Bevollmächtigter Bediensteter	
	NL – 2280 HV Rijswijk Tel. (+31-70) 340-2040, Tx. 31 651 epo nl, Fax: (+31-70) 340-3016	Delanghe, P	

PAGE BLANK (USPTO)

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

Information on patent family members

International Application No
PCT/EP 00/08515

	atent document d in search repor	t	Publication date	'	Patent family member(s)	Publication date
EP	0475137	Α	18-03-1992	DE	4028774 A	12-03-1992
				DE	59104041 D	09-02-1995
				ES	2066295 T	01-03-1995
				US	5245063 A	14-09-1993
EP	0296404	 -	28-12-1988	DE	3719640 A	29-12-1988
				ΑT	80606 T	15-10-1992
				BR	8802859 A	03-01-1989
				CA	1314560 A	16-03-1993
				DE	3874622 A	22-10-1992
				ES	2034031 T	01-04-1993
				FI	882785 A,B,	13-12-1988
				JP	2523792 B	14-08-1996
				JP	63316753 A	26-12-1988
				US	4900479 A	13-02-1990
ממ	 153867	 A	10-02-1982	BG	41367 A	15-06-1987

Translation

PATENT COOPERATION TREATY

PCT

10/070864

INTERNATIONAL PRELIMINARY EXAMINATION REPORT

(PCT Article 36 and Rule 70)

	5
•	

Applicant's or agent's file reference 0050/050724		Notification of Transmittal of International ninary Examination Report (Form PCT/IPEA/416)
International application No. PCT/EP00/08514	International filing date (day/month/ye 31 August 2000 (31.08.00)	
International Patent Classification (IPC) or n C07C 51/64	ational classification and IPC	
Applicant	BASF AKTIENGESELLSCHA	AFT
Authority and is transmitted to the ap 2. This REPORT consists of a total of This report is also accompanabeen amended and are the backsee Rule 70.16 and Section These annexes consist of a total This report contains indications related Basis of the report II Priority III Non-establishment IV Reasoned statement	sheets, including this content by ANNEXES, i.e., sheets of the deasts for this report and/or sheets contains 607 of the Administrative Instructions total of sheets. In the following items: of opinion with regard to novelty, invertion to the total of sheets.	escription, claims and/or drawings which have ing rectifications made before this Authority under the PCT).
	he international application	
, E.N		
Date of submission of the demand	Date of comple	tion of this report
06 April 2001 (06.04.	01)	7 December 2001 (07.12.2001)
Name and mailing address of the IPEA/EP	Authorized office	сег
Facsimile No.	Telephone No.	

International application No.

PCT/EP00/08514

I. Basis	of the	e report		
1. This i	report · Articl	has been drawn of the 14 are referred to	on the basis of (Replacement sheet in this report as "originally filed"	eets which have been furnished to the receiving Office in response to an invitation d'and are not annexed to the report since they do not contain amendments.):
		the international	al application as originally filed.	ı.
ı	\boxtimes	the description,	pages1-18	, as originally filed,
	_		pages	
			pages	, filed with the letter of,
			pages	, filed with the letter of
,	\bowtie	the claims,	Nos.	, as originally filed,
-				, as amended under Article 19,
			Nos	
			Nos. <u>1-9</u>	, filed with the letter of
				, filed with the letter of
ſ		the drawings,	sheets/fig	, as originally filed,
<u>-</u>	_		sheets/fig	
İ			sheets/fig	, filed with the letter of,
İ			sheets/fig	, filed with the letter of
2. The ar	mendi	ments have resulte	ed in the cancellation of:	
! !		the description,	pages	_
ı				
l				
			<u> </u>	
3.	This:	report has been es	stablished as if (some of) the ar	mendments had not been made, since they have been considered he Supplemental Box (Rule 70.2(c)).
		beyond	Suic as med, as maidale	ie Supplemental Box (Kule 70.2(c)).
4. Additi	onal (observations, if ne	≥cessary:	

International application No.

PCT/EP00/08514

Certain published documents (I	Rule 70.10)		
Application No. Patent No.	Publication date (day/month/year)	Filing date (day/month/year)	Priority date (valid claim) (day/month/year)
		· · · · · · · · · · · · · · · · · · ·	· · · · · · · · · · · · · · · · · · ·
on-written disclosures (Rule 7		Γ	Pate of written disclosure
Kind of non-written dis		written disclosure referr	ing to non-written disclosure (day/month/year)
			
See annoy			
See annex			

International application No. PCT/EP 00/08514

Basis of the report 1. This report has been drawn on the basis of (Replacement sheets which have been furnished to the receiving Office in response to an invitation under Article 14 are referred to in this report as "originally filed" and are not annexed to the report since they do not contain amendments.): Despite the arguments put forward by the applicant, the objection raised in the decision of 10 September 2001 to the lack of novelty in the present Claims 1-9 is upheld.

International application No.
PCT/EP 00/08514

V.	Reasoned statement under Article 35(2) with regard to novelty, inventive step or industrial applicability;
	citations and explanations supporting such statement

Statement			
Novelty (N)	Claims		YES
	Claims	1-9	NO NO
Inventive step (IS)	Claims		YES
• • •	Claims	1-9	NO
Industrial applicability (IA)	Claims	1-9	YES
	Claims		NO

2. Citations and explanations

D1: DE-A-199 43 844 (BASF AG) 15 March 2001 (2001-03-15)

D2: US-A-5 166 427 (HOHMANN ANDREAS ET AL) 24 November 1992 (1992-11-24)

1. The present application relates to a method for purifying acid chlorides which have been produced by reacting carboxylic acids with phosgene or thionyl chloride in the presence of a catalyst adduct. Said method is characterised in that the acid chlorides are treated with a hydrohalogenide of carboxamides of the general formula (I) and the resulting purified acid chloride is isolated by separation of the carboxamide hydrohalogenide phase.

Novelty

- 2. The subject matter of Claims 1-9 is not novel within the meaning of PCT Article 33(2).
- 2.1. Document D2 discloses a method for producing acid chlorides which have been produced by reacting carboxylic acids with phosgene in the presence of a catalyst adduct, where said method is characterised

International application No.
PCT/EP 00/08514

in that the acid chlorides are treated with a hydrohalogenide of carboxamides of the general formula (I) and the resulting purified acid chloride is isolated by separation of the carboxamide hydrohalogenide phase. The hydrohalogenides of carboxamides of the formula (I) are produced from N, N-dimethylformamides and phosgene in the apparatus in which the chloridation takes place. Therefore, the acid chlorides are treated with the hydrohalogenide of carboxamides of the general formula (I) and the resulting purified acid chloride is isolated by separation of the carboxamide hydrohalogenide phase. The subject matter of dependent Claims 2-9, which refer to the reaction temperature, the pressure, and the quantity of carboxamide hydrohalogenide in relation to the quantity of acid chloride, is disclosed in D2 (see the claims, the examples and columns 2 and 3).

2.2. Consequently, the subject matter of the present Claims 1-9 is not novel; PCT Article 33(2).

International application No. PCT/EP 00/08514

	Sup	pieme	ntal	Box
--	-----	-------	------	-----

(To be used when the space in any of the preceding boxes is not sufficient)

Continuation of: VI

Certain Published Documents (Rule 70.10)

The patent application DE-A-199 43 844 (D1) discloses a method for the purification of acid chlorides. This document might lead to objections when entering the regional phase, for example at the EPO.

International application No.
PCT/EP 00/08514

VII. Certain defects in the international application	
The following defects in the form or contents of the international application have been n	oted:
Contrary to PCT Rule 5.1(a)(ii), the des	scription does not
cite documents D1 and D2 or indicate the	e relevant prior
art disclosed therein.	

International application No. PCT/EP 00/08514

VIII. Certain observations on the international application

The following observations on the clarity of the claims, description, and drawings or on the question whether the claims are fully supported by the description, are made:

It is evident from the description on pages 5, 11 and 12 that the following features are essential for the definition of the invention:

- (1) The mol ratio between the catalyst adduct and the carboxylic acid lies in the range from 0.05 to 2.0 in the phosgene variant and from 0.001 to 0.05 in the thionyl chloride variant.
- (2) The conversion is carried out at temperatures between 20 and 100°C.
- (3) Separation of the catalyst phase occurs at temperatures ranging from -15 to 40°C.

Independent Claim 1 does not contain these features and therefore fails to satisfy the requirement of PCT Article 6 in conjunction with PCT Rule 6.3(b) that each independent claim must contain all the technical features that are essential for the definition of the invention.

PATENT COOPERATION TREATY

PCT

INTERNATIONAL PRELIMINARY EXAMINATION REPORT

	(PCT Articl	e 36 and Rule 70	10/070864
Applicant's or agent's file reference 0050/050723	FOR FURTHER A		cationofTransmittalofInternational Preliminary ion Report (Form PCT/IPEA/416)
International application No.	International filing d		
PCT/EP00/08515	<u> </u>	000 (31.08.00)	13 September 1999 (13.09.99)
International Patent Classification (IPC) or n C07C 51/00	ational classification a	nd IPC	
Applicant	BASF AKTIENO	GESELLSCHAF	Γ
This international preliminary examinated and is transmitted to the applicant action.		prepared by this Into	ernational Preliminary Examining Authority
2. This REPORT consists of a total of	6 sheets	s, including this cove	r sheet.
	this report and/or shee	ets containing rectifi	otion, claims and/or drawings which have been ications made before this Authority (see Rule).
These annexes consist of a tot	tal of 2	sheets.	
3. This report contains indications relat	ing to the following ite	ems:	
I Basis of the report			
II Priority			
III Non-establishment o	of opinion with regard	to novelty, inventive	step and industrial applicability
IV Lack of unity of inve	ention		
V Reasoned statement citations and explana	under Article 35(2) wi ations supporting such	th regard to novelty, statement	inventive step or industrial applicability;
VI Certain documents c	ited		
VII Certain defects in the	e international applicat	ion	
VIII Certain observations	on the international ap	plication	
Date of submission of the demand		Date of completion	Lef this report
06 April 2001 (06.04.	01)	14 [December 2001 (14.12.2001)

Authorized officer

Telephone No.

Name and mailing address of the IPEA/EP

Facsimile No.

Translation

International application No.

INTERNATIONAL PRELIMINARY EXAMINATION REPORT

PCT/EP00/08515

I. I	Basis	of the re	eport	
1.	With	regard to	to the elements of the international application:*	
		the inte	ernational application as originally filed	
	$\overline{\boxtimes}$	the des	scription:	
	_	pages	1-17	, as originally filed
		pages		. filed with the demand
		pages		ed with the letter of
	\boxtimes	the clai		
	لاسكا	pages		. as originally filed
		pages		, as amended (together with any statement under Article 19
		pages		, filed with the demand
		pages	1-12, file	ed with the letter of 14 August 2001 (14.08.2001)
		the dra		
	لـــا	pages		, as originally filed
		pages		
		pages	file	, filed with the demand
				d with the fetter of
	LJ 1	_	ence listing part of the description:	
		pages		, as originally filed
		pages		, filed with the demand
		pages	, tile	ed with the letter of
		the langer the langer or 55.3 in regard minary excontain filed to furnish	3).	Rule 48.3(b)). ernational preliminary examination (under Rule 55.2 and/ losed in the international application, the international ing: ble form.
				nce listing does not go beyond the disclosure in the
			ational application as filed has been furnished.	
			atement that the information recorded in computer reada urnished.	able form is identical to the written sequence listing has
4.		The am	nendments have resulted in the cancellation of:	
			the description, pages	
			the claims, Nos.	
			the drawings, sheets/fig	
5.		This rep	port has been established as if (some of) the amendments he the disclosure as filed, as indicated in the Supplemental Bo	
ı	in thi		sheets which have been furnished to the receiving Office in t as "originally filed" and are not annexed to this rep	
**,	Any r	eplaceme	ent sheet containing such amendments must be referred to ı	ınder item 1 and annexed to this report.

International application No. PCT/EP 00/08515

I.	Basis	of the	report
----	-------	--------	--------

1. This report has been drawn on the basis of (Replacement sheets which have been furnished to the receiving Office in response to an invitation under Article 14 are referred to in this report as "originally filed" and are not annexed to the report since they do not contain amendments.):

The objection for lack of novelty and lack of inventive step raised in the opinion of 23 July 2001 against the current claims is upheld, in spite of the applicant's arguments. The teaching of D1 does not comprise just the examples, but also the description and the claims.

International application No. PCT/EP 00/08515

V. Reasoned statement under Article 35(2) with regard to novelty, inventive step or industrial applicability; citations and explanations supporting such statement

Statement			
Novelty (N)	Claims	· 10	YES
	Claims	1-9, 11, 12	NO
Inventive step (IS)	Claims		YES
	Claims	10	NO
Industrial applicability (IA)	Claims	1-12	YES
	Claims		NO

2. Citations and explanations

D1: EP-A-0 475 137 (BASF AG) 18 March 1992 (1992-03-18), cited in the application

D2: EP-A-0 296 404 (BASF AG) 28 December 1988 (1988-12-28)

D3: DD-A-153 867 (HAASE BERND; SASS REGINA; WINTER HARALD; BERTHOLD HORST; DUDDE URSULA)

10 February 1982 (1982-02-10).

- 1. The present application concerns a method of producing carboxylic acid chlorides by reacting carboxylic acids with phosgene or thionyl chloride in the presence of a catalyst adduct of an N,N-disubstituted formamide of general formula (I) and phosgene or thionyl chloride, characterized in that hydrogen chloride is added during and/or after the reaction (see Claim 1).
- 2. D1 discloses a method of producing carboxylic acid chlorides by reacting carboxylic acids with phosgene in the presence of a catalyst adduct of an N,N-disubstituted formamide of general formula (I) and phosgene, characterized in that hydrogen chloride is added with the catalyst adduct (see the claims, abstract and page 4, lines 21-55).

- 3. D2 discloses a method of producing carboxylic acid chlorides by reacting carboxylic acids with phosphorus chlorides, characterized in that the reaction mixtures are treated with N,N-disubstituted formamide and hydrogen chloride (see the claims, column 2, lines 44-54, and column 3, lines 4-40).
- 4. D3 describes a method of producing carboxylic acid chlorides by reacting acids with phosphorus trichloride or thionyl chloride and hydrogen chloride, according to which the products obtained have improved purity without distillative purification (see the claims, page 5, paragraphs 1 and 2, and page 6, paragraphs 2 and 5).

Novelty

- 5. The present application does not meet the requirements of PCT Article 33(2) since the subject matter of Claims 1-9, 11 and 12 is not novel in light of D1 (see paragraph 2 above).
- 6. In light of search report citations D1 to D3 the current Claim 10 can be considered novel (PCT Article 33(2)). D1 to D3 do not disclose the recycling of the catalyst.

Inventive step

7. In view of the content of the above-mentioned prior art the subject matter of Claim 10 does not involve an inventive step.

INTERNATIONAL PRELIMINARY EXAMINATION REPORT

International application No. PCT/EP 00/08515

- 7.1 D1 discloses a method of producing carboxylic acid chlorides by reacting carboxylic acids with phosgene in the presence of a catalyst adduct of an N,N-disubstituted formamide of general formula (I) and phosgene, characterized in that hydrogen chloride is added. The addition of hydrogen chloride to produce carboxylic acid chlorides having high yields and a high degree of purity is also disclosed by D2 and D3 (see paragraphs 2-4 of this report).
- 7.2 The features in Claim 10 the recycling of the catalyst are in each case only one of several obvious possibilities from which a person skilled in the art would choose, according to the circumstances, in order to achieve the stated object without thereby being inventive. Therefore the subject matter of Claim 10 does not involve an inventive step (PCT Article 33(3)).

INTERNATIONAL PRELIMINARY EXAMINATION REPORT

International application No. PCT/EP 00/08515

VII. Certain defects in the international appl	plication
--	-----------

The following defects in the form or contents of the international application have been noted:

Contrary to the requirements of PCT Rule 5.1(a)(ii), the description did not cite D2 and D3 and it did not briefly outline the relevant prior art contained therein.

INTERNATIONAL PRELIMINARY EXAMINATION REPORT

International application No. PCT/EP 00/08515

VIII. Certain observations on the international application

The following observations on the clarity of the claims, description, and drawings or on the question whether the claims are fully supported by the description, are made:

Page 6 of the description indicates that the following features are essential for defining the invention:

- (1) the temperature and pressure of the reaction and
- (2) the molar amount of N, N-disubstituted formamide (1), thionyl chloride or phosgene and hydrogen chloride.

Since independent Claim 1 does not contain these features, it does not meet the requirement of PCT Article 6 in conjunction with PCT Rule 6.3(b), whereby each independent claim must contain all the technical features essential for defining the invention.

VERTRAG ÜBER DIE INTERNATIONALE ZUSAMMENARBEIT AUF DEM GEBIET DES PATENTWESENS

PCT

REC'D 1 8 DEC 2001

MIPO

PCT

INTERNATIONALER VORLÄUFIGER PRÜFUNGSBERICHT

(Artikel 36 und Regel 70 PCT)

TA

Aktenzeic	hen d	es Anmelders oder Anwalts	<u> </u>					
0050/050723			WEITERES VOR	GEHEN		ilung über die Übersendung des internationalen Prüfungsberichts (Formblatt PCT/IPEA/416)		
Internationales Aktenzeichen			Internationales Anmelo	dedatum(Tag/	Monat/Jahr)	Prioritätsdatum (Tag/Monat/Tag)		
PCT/EP00/08515			31/08/2000			13/09/1999		
C07C51		atentklassifikation (IPK) oder r	nationale Klassifikation u	nd IPK				
Anmelder								
BASF AI	KTIE	NGESELLSCHAFT et a	l	····				
1. Diese Behö	er inte	ernationale vorläufige Prüf rstellt und wird dem Anme	ungsbericht wurde vo elder gemäß Artikel 36	n der mit de 6 übermittelt	er internatio	onalen vorläufigen Prüfung beauftragten		
2. Diese	r BE	RICHT umfaßt insgesamt	6 Blätter einschließlich	ch dieses D	eckblatts.			
u E	Außerdem liegen dem Bericht ANLAGEN bei; dabei handelt es sich um Blätter mit Beschreibungen, Ansprüchen und/oder Zeichnungen, die geändert wurden und diesem Bericht zugrunde liegen, und/oder Blätter mit vor dieser Behörde vorgenommenen Berichtigungen (siehe Regel 70.16 und Abschnitt 607 der Verwaltungsrichtlinien zum PCT) Diese Anlagen umfassen insgesamt 2 Blätter.							
3. Diese	r Ber	icht enthält Angaben zu fo	lgenden Punkten:					
1	\boxtimes	Grundlage des Berichts						
П		Priorität						
İII		Keine Erstellung eines G	iutachtens über Neuh	eit, erfinder	ische Tätig	keit und gewerbliche Anwendbarkeit		
IV		Mangelnde Einheitlichke			J			
V	Ø	Begründete Feststellung gewerblichen Anwendba	nach Artikel 35(2) hir rkeit; Unterlagen und	nsichtlich de Erklärunger	r Neuheit, o n zur Stütze	der erfinderischen Tätigkeit und der ung dieser Feststellung		
VI		Bestimmte angeführte Ur	nterlagen					
VII	\boxtimes	Bestimmte Mängel der in	ternationalen Anmeld	lung				
VIII	Ø	Bestimmte Bemerkunger	n zur internationalen A	Anmeldung				
Datum der E	inreic	hung des Antrags		Datum der	Fertigstellun	g dieses Berichts		
06/04/2001			14.12.2001					
		schrift der mit der internationa	len vorläufigen	Bevollmäch	tigter Bedier	nsteter ASDES MUTEU		

Lorenzo, M.J.

Tel. Nr. +49 89 2399 8239

Europäisches Patentamt D-80298 München

Tel. +49 89 2399 - 0 Tx: 523656 epmu d

INTERNATIONALER VORLÄUFIGER PRÜFUNGSBERICHT

Internationales Aktenzeichen PCT/EP00/08515

i.	Gr	undlage des B rich	ts					
1.	 Hinsichtlich der Bestandteile der internationalen Anmeldung (Ersatzblätter, die dem Anmeldeamt auf eine Aufforderung nach Artikel 14 hin vorgelegt wurden, gelten im Rahmen dieses Berichts als "ursprünglich eingereicht" und sind ihm nicht beigefügt, weil sie keine Änderungen enthalten (Regeln 70.16 und 70.17)): Beschreibung, Seiten: 							
	1-1	17	ursprüngliche Fassung					
	Pa	tentansprüche, Nr.:						
	1-1	2	eingegangen am 16/08/2001 mit Schreiben vom 14/08/2001					
2.	die unt Die	Hinsichtlich der Sprache : Alle vorstehend genannten Bestandteile standen der Behörde in der Sprache, in der die internationale Anmeldung eingereicht worden ist, zur Verfügung oder wurden in dieser eingereicht, sofern unter diesem Punkt nichts anderes angegeben ist. Die Bestandteile standen der Behörde in der Sprache: zur Verfügung bzw. wurden in dieser Sprache eingereicht; dabei handelt es sich um						
		Regel 23.1(b)). die Veröffentlichung die Sprache der Üb	ersetzung, die für die Zwecke der internationalen Recherche eingereicht worden ist (nach issprache der internationalen Anmeldung (nach Regel 48.3(b)). ersetzung, die für die Zwecke der internationalen vorläufigen Prüfung eingereicht worden					
3.	ist (nach Regel 55.2 und/oder 55.3). Hinsichtlich der in der internationalen Anmeldung offenbarten Nucleotid- und/oder Aminosäuresequ nz ist die internationale vorläufige Prüfung auf der Grundlage des Sequenzprotokolls durchgeführt worden, das:							
		in der internationale	n Anmeldung in schriftlicher Form enthalten ist.					
		zusammen mit der i	nternationalen Anmeldung in computerlesbarer Form eingereicht worden ist.					
		bei der Behörde nac	chträglich in schriftlicher Form eingereicht worden ist.					
		bei der Behörde nach	chträglich in computerlesbarer Form eingereicht worden ist.					
		Die Erklärung, daß offenbarungsgehalt	das nachträglich eingereichte schriftliche Sequenzprotokoll nicht über den der internationalen Anmeldung im Anmeldezeitpunkt hinausgeht, wurde vorgelegt.					
		☐ Die Erklärung, daß die in computerlesbarer Form erfassten Informationen dem schriftlichen Sequenzprotokoll entsprechen, wurde vorgelegt.						
	Aufg	grund der Änderunge	n sind folgende Unterlagen fortgefallen:					
		Beschreibung,	Seiten:					
		Ansprüche,	Nr.:					
		Zeichnungen,	Blatt:					

INTERNATIONALER VORLÄUFIGER **PRÜFUNGSBERICHT**

Internationales Aktenzeichen PCT/EP00/08515

5. 🗆	Dieser Bericht ist ohne Berücksichtigung (von einigen) der Änderungen erstellt worden, da diese aus der
	angegebenen Gründen nach Auffassung der Behörde über den Offenbarungsgehalt in der ursprünglich
	eingereichten Fassung hinausgehen (Regel 70.2(c)).

(Auf Ersatzblätter, die solche Änderungen enthalten, ist unter Punkt 1 hinzuweisen;sie sind diesem Bericht beizufügen).

- 6. Etwaige zusätzliche Bemerkungen:
- V. Begründete Feststellung nach Artikel 35(2) hinsichtlich der Neuheit, der erfinderischen Tätigk it und der gewerblichen Anwendbarkeit; Unterlagen und Erklärungen zur Stützung dieser Feststellung
- 1. Feststellung

Neuheit (N)

Ja: Ansprüche 10

Nein: Ansprüche 1-9,11,12

Erfinderische Tätigkeit (ET)

Ja: Ansprüche

Nein: Ansprüche 10

Gewerbliche Anwendbarkeit (GA)

Ja: Ansprüche 1-12

Nein: Ansprüche

2. Unterlagen und Erklärungen siehe Beiblatt

VII. Bestimmte Mängel der internationalen Anmeldung

Es wurde festgestellt, daß die internationale Anmeldung nach Form oder Inhalt folgende Mängel aufweist: siehe Beiblatt

VIII. Bestimmte Bemerkungen zur internationalen Anmeldung

Zur Klarheit der Patentansprüche, der Beschreibung und der Zeichnungen oder zu der Frage, ob die Ansprüche in vollem Umfang durch die Beschreibung gestützt werden, ist folgendes zu bemerken: siehe Beiblatt

<u>Zu Punkt I</u>

Grundlage des Berichts

Der Einwand wegen mangelnder Neuheit und wegen mangelnder erfinderischer Tätigkeit gegen die vorliegenden Ansprüche, der im Bescheid vom 23.07.01 erhoben wird, wird trotz der Argumenten des Anmelders aufrechterhalten. Die Lehre aus D1 besteht nicht nur aus den Beispielen, sondern auch aus der Beschreibung und den Ansprüchen.

Zu Punkt V

Begründete Feststellung nach Artikel 35(2) hinsichtlich der Neuheit, dr erfinderischen Tätigkeit und der gewerblichen Anwendbarkeit; Unterlagen und Erklärungen zur Stützung dieser Feststellung

- D1: EP-A-0 475 137 (BASF AG) 18. März 1992 (1992-03-18) in der Anmeldung erwähnt
- D2: EP-A-0 296 404 (BASF AG) 28. Dezember 1988 (1988-12-28)
- D3: DD 153 867 A (HAASE BERND;SASS REGINA; WINTER HARALD; BERTHOLD HORST; DUDDE URSULA;) 10. Februar 1982 (1982-02-10)
- Die vorliegende Anmeldung betrifft ein Verfahren zur Herstellung von Carbonsäurechloriden durch Umsetzung von Carbonsäuren mit Phosgen oder Thionylchlorid in Gegenwart eines Katalysator-Addukts aus einem N,Ndisubstituierten Formamid der allgemeinen Formel (I) und Phosgen oder Thionylchlorid, dadurch gekennzeichnet, dass man während und/oder nach der Umsetzung Chlorwasserstoff zuführt (siehe Anspruch 1).
- Dokument D1 offenbart ein Verfahren zur Herstellung von Carbonsäurechloriden durch Umsetzung von Carbonsäuren mit Phosgen in Gegenwart eines Katalysator-Addukts aus einem N,N-disubstituierten Formamid der allgemeinen Formel (I) und Phosgen, dadurch gekennzeichnet, dass man Chlorwasserstoff mit d m Katalysator-Addukt zuführt (siehe die Ansprüche; die Zusammenfassung und Seite 4, Zeile 21-55).
- 3. D2 offenbart ein Verfahren zur Herstellung von Carbonsäurechloriden durch Umsetzung von Carbonsäuren mit Phosphorchloriden, dadurch gekennzeichnet,

dass man die Reaktionsgemische mit N,N-disubstituierten Formamid und Chlorwasserstoff behandelt (siehe die Ansprüche; Spalte 2, Zeilen 44-54 und Spalte 3, Zeilen 4-40).

4. D3 beschreibt ein Verfahren zur Herstellung von Carbonsäurechloriden durch Umsetzung von Säuren mit Phosphortrichlorid oder Thionylchlorid und Chlorwasserstoff, wonach die Produkte in verbesserter Reinheit ohne destillative Reinigung erhalten werden (siehe die Ansprüche; Seite 5, Absätze 1 und 2 und Seite 6, Absätze 2 und 5).

Neuheit

- 5. Die vorliegende Anmeldung erfüllt nicht die Erfordemisse des Artikels 33(2) PCT, weil der Gegenstand der Ansprüche 1-9, 11 und 12 im Lichte des Dokuments D1 (siehe Absatz 2 hierin) nicht neu ist.
- 6. Im Hinblick auf die im Recherchenbericht zitierten Dokumenten D1-D3 kann der vorliegende Anspruch 10 als neu (Artikel 33(2) PCT) angesehen werden. Das Recycling des Katalysators wird in D1-D3 nicht offenbart.

Erfinderische Tätigkeit

- 7. Der Gegenstand des Anspruchs 10 beruht angesichts des Inhalts des oben genannten Standes der Technik auf keiner erfinderischen Tätigkeit.
- 7.1. D1 offenbart ein Verfahren zur Herstellung von Carbonsäurechloriden durch Umsetzung von Carbonsäuren mit Phosgen in Gegenwart eines Katalysator-Addukts aus einem N,N-disubstituierten Formamid der allgemeinen Formel (I) und Phosgen, dadurch gekennzeichnet, dass man Chlorwasserstoff zuführt. Die Zufuhr des Chlorwasserstoffs, um Carbonsäurechloride mit hoher Ausbeute und Reinigung herzustellen, ist auch von D2 und D3 bekannt (siehe Absätze 2-4 dieses Bescheids).
- 6.2. Bei den Merkmalen des Anspruchs 10 -das Recycling des Katalysators- handelt es sich nur um eine von mehreren naheliegenden Möglichkeiten, aus denen der Fachmann ohne erfinderisches Zutun den Umständen entsprechend auswählen

würde, um die gestellte Aufgabe zu lösen. Der Gegenstand des Anspruchs 10 beruht daher nicht auf einer erfinderischen Tätigkeit (Art. 33(3) PCT).

Zu Punkt VII

Bestimmte Mängel der internationalen Anmeldung

Im Widerspruch zu den Erfordernissen der Regel 5.1 a) ii) PCT werden in der Beschreibung weder der in den Dokumenten D2 und D3 offenbarte einschlägige Stand der Technik noch diese Dokumente angegeben.

Zu Punkt VIII

Bestimmte Bemerkungen zur internationalen Anmeldung

Aus der Beschreibung auf Seite 6 geht hervor, daß die folgenden Merkmale für die Definition der Erfindung wesentlich sind:

(1) Die Temperatur und der Druck der Umsetzung

und

(2) die Molmenge an N,N-disubstituiertem Formamid (I), an Thionylchlorid oder Phosgen und an Chlorwasserstoff.

Da der unabhängige Anspruch 1 diese Merkmale nicht enthält, entspricht er nicht dem Erfordernis des Artikels 6 PCT in Verbindung mit Regel 6.3 b) PCT, daß jeder unabhängige Anspruch alle technischen Merkmale enthalten muß, die für die Definition der Erfindung wesentlich sind.

Patentansprüche

Verfahren zur Herstellung von Carbonsäurechloriden durch Umsetzung von Carbonsäuren mit Phosgen oder Thionylchlorid in Gegenwart eines Katalysator-Addukts aus einem N,N-disubstituierten Formamid der allgemeinen Formel (I)

10 $\begin{array}{c} R^1 \\ N-\text{CHO} \\ R^2 \end{array}$

- in der R^1 und R^2 unabhängig voneinander C_1 bis C_4 -Alkyl oder R^1 und R^2 gemeinsam eine C_4 oder C_5 -Alkylenkette bedeuten, dadurch gekennzeichnet, daß man während der Umsetzung Chlorwasserstoff zuführt.
- Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß man insgesamt eine molare Menge an Chlorwasserstoff von 0,2 bis 2,0, bezogen auf die molare Menge an eingesetzter Carbonsäure, einsetzt.
- Verfahren nach den Ansprüchen 1 bis 2, dadurch gekennzeichnet, daß man bei der Umsetzung mit Phosgen eine Molmenge an N,N-disubstituiertem Formamid (I) von 0,05 bis 2,0, bezogen auf die Molmenge der eingesetzten Carbonsäure, verwendet.
- Verfahren nach den Ansprüchen 1 bis 2, dadurch gekennzeichnet, daß man bei der Umsetzung mit Thionylchlorid eine Molmenge an N,N-disubstituiertem Formamid (I) von
 0,001 bis 0,05, bezogen auf die Molmenge der eingesetzten
 Carbonsäure, verwendet.
- 35 5. Verfahren nach den Ansprüchen 1 bis 4, dadurch gekennzeichnet, daß man während der Umsetzung eine Molmenge an Phosgen oder Thionylchlorid von 1,0 bis 2,0, bezogen auf die Molmenge an Carbonsäure, einsetzt.
- 40 6. Verfahren nach den Ansprüchen 1 bis 5, dadurch gekennzeichnet, daß der molare Anteil des Katalysator-Addukts aus dem N,N-disubstituierten Formamid (I) und Phosgen oder Thionylchlorid, bezogen auf die molare Menge an N,N-disubstituiertem Formamid (I) plus Katalysator-Addukt, nach der Umsetzung weniger als 0,3 beträgt.

5

19

- 7. Verfahren nach den Ansprüchen 1 bis 5, dadurch gekennzeichnet, daß der molare Anteil des Katalysator-Addukts aus dem N,N-disubstituierten Formamid (I) und Phosgen oder Thionylchlorid, bezogen auf die molare Menge an N,N-disubstituiertem Formamid (I) plus Katalysator-Addukt, nach der Umsetzung weniger als 0,1 beträgt.
- Verfahren nach den Ansprüchen 1 bis 7, dadurch gekennzeichnet, daß man das Carbonsäurechlorid nach der Umsetzung durch
 Phasentrennung vom Reaktionsgemisch isoliert.
 - 9. Verfahren nach den Ansprüchen 1 bis 8, dadurch gekennzeichnet, daß man als N,N-disubstituiertes Formamid (I) N,N-Dimethylformamid einsetzt.
- 10. Verfahren nach den Ansprüchen 1 bis 9, dadurch gekennzeichnet, daß man nach der Umsetzung das N,N-disubstituierte Formamid (I), dessen Hydrochlorid und Katalysator-Addukt abtrennt und erneut als Katalysatorvorstufe in der Carbonsäurechlorid-
- 20 Synthese einsetzt.
 - 11. Verfahren nach den Ansprüchen 1 bis 10, dadurch gekennzeichnet, daß man die Carbonsäuren mit Phosgen umsetzt.
- 25 12. Verfahren nach den Ansprüchen 1 bis 11, dadurch gekennzeichnet, daß man als Carbonsäurechloride Essigsäurechlorid, Propionsäurechlorid, Buttersäurechlorid, Valeriansäurechlorid, Isovaleriansäurechlorid, Pivalinsäurechlorid, Capronsäurechlorid, 2-Ethylbuttersäurechlorid, Önanthsäurechlorid, Ca-
- prylsäurechlorid, 2-Ethylhexansäurechlorid, Pelargonsäurechlorid, Isononansäurechlorid, Caprinsäurechlorid, Neodecansäurechlorid, Laurinsäurechlorid, Myristinsäurechlorid, Palmitinsäurechlorid, Stearinsäurechlorid, Ölsäurechlorid, Linolsäurechlorid, Linolensäurechlorid, Arachidinsäurechlorid
- und Behensäurechlorid sowie deren Mischungen herstellt.

40

45

(19) Weltorganisation für geistiges Eigentum Internationales Büro



1 180 DE 180 DE 18 DE 180 DE 180 DE 180 DE 180 DE 180 DE 180 DE 180 DE 180 DE 180 DE 180 DE 180 DE 180 DE 180 D

(43) Internationales Veröffentlichungsdatum 22. März 2001 (22.03.2001)

PCT

(10) Internationale Veröffentlichungsnummer WO 01/19768 A2

(51) Internationale Patentklassifikation7:

C07C 51/00

(21) Internationales Aktenzeichen:

PCT/EP00/08515

(22) Internationales Anmeldedatum:

31. August 2000 (31.08.2000)

(25) Einreichungssprache:

Deutsch

(26) Veröffentlichungssprache:

Deutsch

(30) Angaben zur Priorität: 13. September 1999 (13.09.1999) DE 199 43 844.7

(71) Anmelder (für alle Bestimmungsstaaten mit Ausnahme von US): BASF AKTIENGESELLSCHAFT [DE/DE]; 67056 Ludwigshafen (DE).

(72) Erfinder; und

(75) Erfinder/Anmelder (nur für US): BUSCH, Ralph [DE/DE]; Mörschstr. 11, 67549 Worms (DE). KNE-UPER, Heinz-Josef [DE/DE]; Buchenweg 24, 67150 Niederkirchen (DE). WEBER, Theodor [DE/DE]; Virchowstrasse 20, 67063 Ludwigshafen (DE). MÜLLER, Winfried [DE/DE]; Ortenaustr. 13, 68163 Mannheim (DE). STAMM, Armin [DE/DE]; Gürtlerstrasse 1c, 55128 Mainz (DE). HENKELMANN, Jochem [DE/DE]; Bassermannstr. 25, 68165 Mannheim (DE).

- BASF AKTIENGE-(74) Gemeinsamer Vertreter: SELLSCHAFT; 67056 Ludwigshafen (DE).
- (81) Bestimmungsstaaten (national): CN, CZ, HU, JP, KR,
- (84) Bestimmungsstaaten (regional): europäisches Patent (AT, BE, CH, CY, DE, DK, ES, FI, FR, GB, GR, IE, IT, LU, MC, NL, PT, SE).

Veröffentlicht:

Ohne internationalen Recherchenbericht und erneut zu veröffentlichen nach Erhalt des Berichts.

Zur Erklärung der Zweibuchstaben-Codes, und der anderen Abkürzungen wird auf die Erklärungen ("Guidance Notes on Codes and Abbreviations") am Anfang jeder regulären Ausgabe der PCT-Gazette verwiesen.

(54) Title: METHOD FOR PRODUCING ACID CHLORIDES

(54) Bezeichnung: VERFAHREN ZUR HERSTELLUNG VON CARBONSÄURECHLORIDEN

(57) Abstract: The invention relates to a method for producing acid chlorides by converting carboxylic acids with carbon oxychlorides or thionyl chloride in the presence of a catalyst adduct of an N,N-disubstituted formamide of general formula (I) and carbon oxychloride or thionyl chloride. In the formula, R1 and R2, independently from one another, mean C1- to C4-alkyl or R1 and R2 together mean a C4- or C5-alkylene chain. According to the inventive method, hydrogen chloride is added during and/or after the

(57) Zusammenfassung: Verfahren zur Herstellung von Carbonsäurechloriden durch Umsetzung von Carbonsäuren mit Phosgen oder Thionylchlorid in Gegenwart eines Katalysator-Addukts aus einem N,N-disubstituierten Formamid der allgemeinen Formel (I), in der R¹ und R² unabhängig voneinander C₁- bis C₄-Alkyl oder R¹ und R² gemeinsam eine C₄- oder C₅-Alkylenkette bedeuten, und Phosgen oder Thionylchlorid, bei dem man während und/oder nach der Umsetzung Chlorwasserstoff zuführt.

Verfahren zur Herstellung von Carbonsäurechloriden

Beschreibung

5

Die vorliegende Erfindung betrifft ein Verfahren zur Herstellung von Carbonsäurechloriden durch Umsetzung der entsprechenden Carbonsäuren mit Phosgen oder Thionylchlorid in Gegenwart eines Katalysatoraddukts unter gleichzeitiger und/oder nachträglicher 10 Zufuhr von Chlorwasserstoff, welches zu Carbonsäurechloriden mit niedriger Farbzahl führt.

Carbonsäurechloride sind wichtige Zwischenprodukte bei der Synthese einer Vielzahl chemischer Produkte, insbesondere Pharmazeu-15 tika, Kosmetika, Tenside und Papierhilfsmittel. Sie können durch Umsetzung von Carbonsäuren mit Chlorierungsmitteln, wie PCl3, POCl₃, SOCl₂, SO₂Cl₂ oder COCl₂ hergestellt werden. Von technischer Bedeutung sind vor allem die Umsetzungen mit Thionylchlorid, Phosphortrichlorid und Phosgen.

- 20 Bei der Synthese über Phosphortrichlorid wird im allgemeinen ein Reaktand (Carbonsäure oder Phosphortrichlorid) vorgelegt und der andere Reaktand (Phosphortrichlorid oder Carbonsäure) langsam zugeführt. Gegebenenfalls wird die Synthese in einer, mit einem 25 reaktionsinerten Lösungsmittel (z.B. Toluol) verdünnten Lösung durchgeführt. Nach Abtrennung der gebildeten phosphorigen Säure erfolgt in der Regel eine destillative Reinigung des Carbonsäurechlorids. Der Zusatz eines Katalysators ist nicht erforderlich.
- 30 EP-A-0 296 404 beschreibt die Reinigung von rohen Carbonsäurechloriden, welche aus der Chlorierung mittels Phosphortrichlorid stammen, bei der die Reaktionsprodukte mit Carbonsäureamid-hydrohalogeniden behandelt werden. Die Carbonsäurechlorid-Rohlösungen der Phosphortrichlorid-Route unterscheiden sich in der Zusammen-35 setzung von denen der Phosgen- bzw. Thionylchloridroute erheblich. So weisen letztere auf:
 - Einen wesentlich höheren Gehalt an störenden Neben-(i) komponenten.

Eine unterschiedliche Zusammensetzung der Nebenkomponenten, (ii) welche durch die Wahl des Chlorierungs-Agens beeinflußt wird.

45

40

- (iii) Ergänzend zur unterschiedlichen Zusammensetzung der Nebenkomponenten, noch die Anwesenheit von Abbau- und/oder Folgeprodukten aus den eingesetzten Katalysator-Addukten.
- 5 Die Verwendung von Phosgen oder Thionylchlorid anstelle von Phosphortrichlorid führt in der Regel zu einem höheren Umsatz und einer besseren Selektivität. Beide Chlorierungsmittel haben gegenüber Phosphortrichlorid zudem den Vorteil, daß nur gasförmige Nebenprodukte gebildet werden, die entweder während der Synthese gasförmig entweichen oder durch Strippung mit einem Inertgas nach beendeter Reaktion vollständig ausgetrieben werden können. Desweiteren ist speziell Phosgen ein sehr preiswertes Chlorierungsmittel.
- 15 Im Gegensatz zu Phosphortrichlorid als Chlorierungsmittel sind Thionylchlorid und vor allem Phosgen weniger reaktiv. Die Herstellung von Carbonsäurechloriden durch Umsetzung von Carbonsäuren mit Thionylchlorid wird daher zur Erhöhung der Reaktionsgeschwindigkeit vorzugsweise in Gegenwart eines Katalysators
- 20 durchgeführt. Bei der Herstellung durch Umsetzung mit Phosgen wird stets ein Katalysator eingesetzt. Für beide Chlorierungsmittel geeignete Katalysatorvorstufen sind N,N-disubstituierte Formamide und deren Hydrochloride, aber auch Pyridin oder Harnstoff. Übersichten, betreffend die Chlorierung mittels Thionylchlorid,
- 25 sind gegeben in M.F. Ansell in S. Patai, "The Chemistry of Acyl Halides", John Wiley and Sons, New York 1972, 35-69 und H.H. Bosshard et al., Helv. Chem. Acta 62 (1959) 1653-1658 sowie S.S. Pizey, Synthetic Reagents, Vol. 1, John Wiley and Sons, New York 1974, ISBN 853120056, 321-557, speziell 333-335. Sowohl
- 30 nach der Phosgen-Route als auch nach der Thionylchlorid-Route werden N,N-disubstituierte Formamide bevorzugt eingesetzt. Diese setzen sich mit den genannten Chlorierungsmitteln zu den sogenannten Vilsmeier-Salzen um.

35

$$R^1$$
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2
 R^2

WO 01/19768 PCT/EP00/08515

3

Das Vilsmeier-Salz, das eigentlich reaktive Chlorierungsreagenz, reagiert mit der Carbonsäure oder dem Carbonsäureanhydrid zum Säurechlorid. Dabei wird Formamid-Hydrochlorid zurückgebildet, das wiederum mit Phosgen oder Thionylchlorid zum Vilsmeier-Salz reagieren kann und weitere Katalysatorkreisläufe durchläuft. Die N.N-disubstituierten Formamid-Hydrochloride bzw. deren Vilsmeier-Salze sind jedoch thermisch nicht sehr stabil, so daß es oberhalb von 80 bis 90°C zu Nebenreaktionen kommen kann.

- 10 Die bevorzugte Verwendung von N,N-disubstituierten Formamiden als Katalysatorvorstufe für die Phosgenierung von Carbonsäuren geht auch aus EP-A-0 367 050, EP-A-0 452 806, DE-A-4 337 785, EP-A-0 475 137 und EP-A-0 635 473 hervor.
- 15 In Bezug auf die Farbzahl wirkt sich bei der Chlorierung von Carbonsäuren mit Phosgen oder Thionylchlorid der Einsatz von Katalysatoren nachteilig aus. Diese werden zwar nach der Chlorierung durch Phasentrennung abgetrennt, können aber in geringen Mengen im Produkt verbleiben und entweder selbst oder als Abbau-
- 26 oder Folgeprodukte zu Gelbfärbungen der Carbonsäurechloride führen. Im allgemeinen werden daher die über Phosgen oder Thionylchlorid hergestellten Carbonsäurechloride destillativ zu weitgehend farblosen Produkten gereinigt. Eine solche Destillation ist nicht nur ein energie- und zeitaufwendiger Vorgang, sondern birgt
- 25 auch noch eine Reihe weiterer Nachteile. Viele längerkettige Carbonsäurechloride lassen sich nicht ohne partielle Zersetzung destillieren. Weiter ist bekannt, daß durch Zersetzung des im Destillationssumpf noch vorhandenen Katalysators die destillierten Produkte verunreinigt werden können. Größere Mengen an aufgepe-
- 30 geltem Katalysatorrückstand stellen bei der Destillation auch ein Sicherheitsrisiko dar, da in der Hitze die Gefahr einer spontanen Zersetzung besteht.

Eine weitere Möglichkeit zur Reinigung der rohen Carbonsäure35 chloride ist die Behandlung mit Aktivkohlen. Diese absorptiven
Reinigungsschritte sind jedoch technisch aufwendig und zudem
nicht immer erfolgreich. Des weiteren fällt kontaminierter Feststoff an, welcher anschließend fachgerecht entsorgt werden muß.

40 Es bestand daher die Aufgabe, ein Verfahren zur Herstellung von Carbonsäurechloriden durch Umsetzung der entsprechenden Carbonsäuren mit Phosgen oder Thionylchlorid zu entwickeln, welches die bekannten Nachteile nicht mehr besitzt und zu Carbonsäurechloriden mit niedriger Farbzahl führt.

4

Die Aufgabe wurde gelöst durch die Entwicklung eines Verfahrens zur Herstellung von Carbonsäurechloriden durch Umsetzung von Carbonsäuren mit Phosgen oder Thionylchlorid in Gegenwart eines Katalysator-Addukts aus einem N,N-disubstituierten Formamid der 5 allgemeinen Formel (I)

$$R^1$$
N—CHO
(I)

10

45

in der R^1 und R^2 unabhängig voneinander C_1 - bis C_4 -Alkyl oder R^1 und R^2 gemeinsam eine C_4 - oder C_5 -Alkylenkette bedeuten, und Phosgen oder Thionylchlorid, das dadurch gekennzeichnet ist, daß man 45 während und/oder nach der Umsetzung Chlorwasserstoff zuführt.

Nach dem erfindungsgemäßen Verfahren können Carbonsäurechloride durch Umsetzung der entsprechenden Carbonsäuren mit Phosgen oder Thionylchlorid in hoher Ausbeute und mit niedriger Farbzahl herzubertelt werden. Unter niedriger Farbzahl ist dabei eine Farbzahl zu verstehen, welche maximal 50% der Farbzahl nach APHA bzw. bei ungesättigten Carbonsäurechloriden maximal 75% der Iodfarbzahl beträgt, welche bei Ausübung des Verfahrens nach dem Stand der Technik, also ohne die erfinderische Maßnahme, erreicht wird. Die Bestimmungen der Farbzahl nach APHA und der Iodfarbzahl werden in der Norm DIN EN 1557 (März 1997) beschrieben.

Die erfindungsgemäße Zufuhr des Chlorwasserstoffs kann auf verschiedene Art und Weise erfolgen. So kann der Chlorwasserstoff in 30 Bezug auf die Zufuhr des Chlorierungsmittels Phosgen oder Thionylchlorid ausschließlich während dessen Zugabe, während und nach dessen Zugabe oder ausschließlich nach dessen Zugabe zugeführt werden. Bevorzugt wird der Chlorwasserstoff zeitgleich mit der Zugabe des Chlorierungsmittels zudosiert. Die Zufuhr des 35 Chlorwasserstoffs kann bei den drei genannten Varianten kontinuierlich, d.h. ohne Unterbrechung, oder mit einer oder mehreren Unterbrechungen, bis hin zur pulsartigen Dosierung, zugeführt werden. Zudem kann die Zugabegeschwindigkeit des Chlorwasserstoffs innerhalb eines Zugabeintervalls konstant bleiben oder 40 sich erniedrigen oder erhöhen. Im Sinne einer konstanten Reaktionsführung ist es vorteilhaft, den Chlorwasserstoff kontinuierlich zuzuführen, wobei eine Unterbrechung, beispielsweise im Sinne einer nachträglichen Erhöhung der Chlorwasserstoffkonzentration, durchaus noch vorteilhaft sein kann.

Für das erfindungsgemäße Verfahren ist es unerheblich, ob der Chlorwasserstoff an einer Stelle zusammen mit dem Chlorierungs-mittel oder an einer anderen Stelle, räumlich getrennt vom Chlorierungsmittel zugegeben wird. Wesentlich ist jedoch eine sehr gute Durchmischung der Reaktionslösung während der Umsetzung mit dem Chlorierungsmittel sowie während der Einleitung des Chlorwasserstoffs und die Anwesenheit der Katalysatorphase während der Chlorwasserstoff-Einleitung. Die Katalysatorphase wird vorteilhafterweise erst nach der vollständigen Zugabe des Chlorwasser-10 stoffs abgetrennt.

Bei der erfindungsgemäßen Herstellung der Carbonsäurechloride wird als Katalysator ein sogenanntes Katalysator-Addukt eingesetzt, welches aus der Umsetzung von Phosgen oder Thionylchlorid mit einem N,N-disubstituierten Formamid stammt. Letzteres, welches auch als Katalysatorvorstufe zu bezeichnen ist, ist bestimmt durch die allgemeine Formel (I)

$$\begin{array}{c} R^1 \\ N-CHO \end{array} \tag{I}$$

in der R¹ und R² unabhängig voneinander ein C₁- bis C₄-Alkyl, kon25 kret Methyl, Ethyl, Propyl, 1-Methylethyl, Butyl, 1-Methylpropyl,
2-Methylpropyl und 1,1-Dimethylethyl, oder gemeinsam eine C₄- oder
C₅-Alkylenkette, konkret CH₂CH₂CH₂CH₂ oder CH₂CH₂CH₂CH₂CH₂, bedeuten

- 30 Wesentlich ist, daß die gegenseitige Löslichkeit der Carbonsäurechloride und der durch die Chlorwasserstoffzufuhr gebildeten Hydrochloride der N,N-disubstituierten Formamide (I) gering ist und sich zwei isolierbare Phasen ausbilden.
- 35 Bevorzugt eingesetzt wird N,N-Dimethylformamid.

Die Bildung des Katalysator-Addukts kann sowohl in dem Apparat erfolgen, in dem die Chlorierung durchgeführt wird, als auch vorgelagert in einem anderen Apparat. Im letztgenannten Fall wird eine bestimmte Menge des N.N-disubstituierten Formamids in einem separaten Apparat vorgelegt, mit Chlorwasserstoff gesättigt und die gewünschte Menge an Phosgen oder Thionylchlorid zugeführt. Anschließend kann die Mischung in den eigentlichen Reaktionsapparat eingefüllt werden. Im erstgenannten Fall wird die beschrie-

45 bene Prozedur direkt im Reaktionsapparat durchgeführt. Bevorzugt ist das Inkontaktbringen der Carbonsäure mit dem N,N-disubstituiertem Formamid (I) und nachfolgender, gleichzeitiger Zufuhr

6

des Chlorierungsmittels und des Chlorwasserstoffs. Sofern das Verfahren mit Katalysator-Rückführung betrieben wird, wird die Carbonsäure mit dem rückgeführten Katalysator und gegebenenfalls frischem N, N-disubstituierten Formamid (I) in Kontakt gebracht 5 und analog oben beschrieben, anschließend das Chlorierungsmittel und Chlorwasserstoff zugeführt.

Die Menge des einzusetzenden N,N-disubstituierten Formamids (I) ist abhängig von der Art des Chlorierungsmittels. Beim Einsatz 10 von Phosgen setzt man vorteilhaft eine Molmenge an N,N-disubstituiertem Formamid (I) von 0,05 bis 2,0, bevorzugt von 0,1 bis 1,0 und besonders bevorzugt von 0,1 bis 0,6, bezogen auf die Molmenge der eingesetzten Carbonsäure, ein. Beim Einsatz von Thionylchlorid liegt der entsprechende, vorteilhafte Bereich zwischen 15 0,001 und 0,05 und bevorzugt zwischen 0,001 und 0,01.

Die Umsetzung zwischen der Carbonsäure und Phosgen oder Thionylchlorid erfolgt im allgemeinen bei Temperaturen von 0 bis 100°C, bevorzugt von 20 bis 80°C, besonders bevorzugt von 20 bis 60°C.

- 20 Die Umsetzung erfolgt im allgemeinen bei einem Druck von 0,5 bis 2,0 bar abs, bevorzugt von 0,8 bis 1,2 bar abs, besonders bevorzugt bei Atmosphärendruck. Als geeignete Reaktionsapparate seien die dem Fachmann bekannten Apparate für Umsetzungen in der flüssig-/flüssig- und gas-/flüssig-Phase, wie beispielsweise
- 25 Rührkessel oder Rührkesselkaskaden mit entsprechender Gaseinleitungs- und Gasverteilungstechnik zu nennen.

Die während der Umsetzung zum Carbonsäurechlorid insgesamt zugegebene Molmenge an Phosgen oder Thionylchlorid beträgt

30 1,0 bis 2,0, bezogen auf die Molmenge der eingesetzten Carbonsäure. Bevorzugt ist eine Molmenge von 1,0 bis 1,3, bezogen auf die Molmenge der eingesetzten Carbonsäure.

Die beim erfindungsgemäßen Verfahren insgesamt zuzuführende Mol-35 menge an Chlorwasserstoff ist abhängig von der eingesetzten Molmenge an Carbonsäure und liegt vorteilhafterweise im Bereich zwischen 0,2 und 2,0, bezogen auf die Molmenge an eingesetzter Carbonsäure. Bevorzugt ist eine Molmenge von 0,5 bis 1,5, bezogen auf die Molmenge an eingesetzter Carbonsäure. Wie oben bereits 40 ausgeführt, kann beim erfindungsgemäßen Verfahren die Zufuhr an Chlorwasserstoff während und/oder nach der Umsetzung der Carbon-

säuren mit Phosgen oder Thionylchlorid erfolgen. Die genannte Molmenge an Chlorwasserstoff entspricht der kumulierten Molmenge über das gesamte Verfahren hinweg. Bei kontinuierlicher Fahrweise

45 sind die angegebenen relativen Molmengen auf die Zeiteinheit zu beziehen, wobei in diesem Fall sowohl die Molmenge des frisch

7

hinzugeführten N,N-disubstituierten Formamids (I) als auch die des rückgeführten Katalysators heranzuziehen sind.

Nach der Umsetzung mit dem Chlorierungsmittel kann das Reaktions-5 gemisch noch eine weitere Zeit intensiv durchmischt werden, wobei je nach Ausführungsform auch noch weiterer Chlorwasserstoff eingeleitet werden kann. Die nachträgliche, intensive Durchmischung wird im allgemeinen für maximal 1 Stunde durchgeführt, kann je nach Reaktionssystem und gewünschter Produktreinheit jedoch auch 10 entfallen. Zudem ist es auch möglich, nach Beendigung der Zugabe des Chlorierungsmittels noch weiteres N, N-disubstituiertes Formamid, bevorzugt unter weiterem Einleiten von Chlorwasserstoff oder als Hydrochlorid, zuzugeben und intensiv zu durchmischen. Dieses kann beispielsweise nach der Chlorierung mittels Thionyl-15 chlorid zugegeben werden, um die Menge an Extraktionsmittel zu erhöhen.

Wesentlich zur Erzielung einer niedrigen Farbzahl der hergestellten Carbonsäurechloride ist die Zusammensetzung der katalysator-20 haltigen Phase nach der Umsetzung. Je geringer der Anteil des Katalysator-Addukts ist, desto niedriger ist auch die erzielbare Farbzahl der Carbonsäurechloride. Der molare Anteil des Katalysator-Addukts, bezogen auf die molare Gesamtmenge an N,N-disubstituiertem Formamid (I) plus Katalysator-Addukt, beträgt nach dem 25 erfindungsgemäßen Verfahren vorteilhafterweise weniger als 0,3. Bevorzugt ist ein relativer Anteil von weniger als 0,1, besonders bevorzugt von weniger als 0,05. Der relative Anteil ist über die zugegebene Menge an Chlorierungsmittel und an Chlorwasserstoff einstellbar.

Die Isolierung der Carbonsäurechloride und der katalysatorhalti-30 gen Phase erfolgt vorteilhafterweise durch Phasentrennung. Diese kann sowohl im zuvor verwendeten Reaktionsapparat, sofern dieser hierzu geeignet ist, als auch in einem separaten Apparat durchge-35 führt werden. Geeignete Apparate sind beispielsweise Rührkessel, Rührkesselkaskaden oder Phasentrenngefäße, wie "Mixer-Settler". Im allgemeinen haben sich beide Phasen innerhalb von 2 Stunden getrennt. Zur Abtrennung können auch geeignete Filter, wie beispielsweise Koaleszierfilter bekannter Bauart, eingesetzt wer-40 den.

Die derart hergestellten Carbonsäurechloride zeigen gegenüber den nach Stand der Technik, ohne die erfindungsgemäße Maßnahme, hergestellten Carbonsäurechloride eine deutlich niedrigere Farbzahl 45 und können nun in der Regel direkt für weitere Synthesestufen eingesetzt werden. Bei Bedarf können sie jedoch auch noch weiteren Behandlungsprozeduren unterzogen werden. Beispielsweise

8

seien genannt die Behandlung mit einem Hydrochlorid eines N,N-disubstituierten Formamids, die Destillation oder die Adsorptivreinigung.

5 Gemäß einer vorteilhaften Ausführungsform des Verfahrens wird die abgetrennte katalysatorhaltige Phase, enthaltend N,N-disubstituiertes Formamid (I) und Katalysator-Addukt, erneut als Katalysatorvorstufe in der weiteren Synthese eingesetzt. Hierzu führt man die katalysatorhaltige Phase in die Synthesestufe, wie 10 bereits beschrieben, zurück. Es ist von Vorteil, einen Teil der katalysatorhaltige Phase aus dem System auszuschleusen, um eine Aufpegelung unerwünschter Nebenkomponenten zu vermeiden.

Das erfindungsgemäße Verfahren kann sowohl diskontinuierlich als 15 auch kontinuierlich durchgeführt werden.

(a) diskontinuierliche Herstellung: Bei der diskontinuierlichen Herstellung wird das Reaktionsgemisch, bestehend aus der Carbonsäure und dem N,N-disubstituierten Formamid (I) bzw. dem Katalysator-Addukt, hergestellt aus Phosgen oder Thionylchlorid und dem N,N-disubsti-20 tuierten Formamid (I), in einem Reaktionsapparat, beispielsweise einem Rührkessel, vorgelegt. Nun wird die gewünschte Menge an flüssigem oder gasförmigem Phosgen oder Thionyl-

chlorid sowie parallel dazu die gewünschte Menge an Chlorwasserstoff über einen bestimmten Zeitraum zugegeben. Der Zeit-25 bedarf für die Zugabe des Chlorierungsmittels richtet sich nach der Reaktionsgeschwindigkeit und kann im allgemeinen auf wenige Stunden begrenzt werden. Je nach Ausführungsform endet in der einen Variante die Zufuhr an Chlorwasserstoff mit der Beendigung der Zugabe des Chlorierungsmittels oder wird in 30 einer anderen Variante noch darüber hinaus aufrecht erhalten. Nach Beendigung der Chlorwasserstoffzugabe läßt man die Reak-

tionslösung im allgemeinen 1 bis 2 Stunden absitzen und trennt die beiden Phasen voneinander. In der Regel befindet sich die Carbonsäurechlorid-enthaltende Phase oben, die 35 . katalysatorhaltige Phase unten.

Es sei explizit darauf hingewiesen, daß in einer dritten Variante mit der erfindungsgemäßen Zufuhr an Chlorwasserstoff auch erst nach Beendigung der Zufuhr des Chlorierungsmittels 40 begonnen werden kann. In diesem Fall würde die Umsetzung mit dem Chlorierungsmittel ohne Zufuhr von Chlorwasserstoff erfolgen.

WO 01/19768 PCT/EP00/08515

9

(b) kontinuierliche Herstellung: Für die kontinuierliche Fahrweise geeignete Reaktionsapparate sind beispielsweise Rührkessel, Rührkesselkaskaden oder im Gegenstrom betriebene Reaktionskolonnen. Bei Verwendung eines Rührkessels legt man die Carbonsäure und das N,N-disubstituierte Formamid (I) bzw. das Katalysator-Addukt, hergestellt 5 aus Phosgen bzw. Thionylchlorid und dem N,N-disubstituierten Formamid (I), vor und gibt flüssiges oder gasförmiges Phosgen oder Thionylchloria sowie parallel dazu die gewünschte Menge an Chlorwasserstoff zu. Nach Einleiten einer der Carbonsäure etwa äquivalenten Menge an Chlorierungsmittel beginnt man 10 gleichzeitig Carbonsäure und N,N-disubstituiertes Formamid (I) bzw. Katalysator-Addukt sowie eine, im wesentlichen der zugeführten Carbonsäure äquimolaren Menge an Phosgen bzw. Thionylchlorid, zuzufahren. Des weiteren führt man die gewünschte Menge an Chlorwasserstoff kontinuierlich zu. Eine 15 der zugefahrenen Reaktanden entsprechende Menge des Reaktionsvolumens wird dem Reaktionsapparat, beispielsweise über eine Standhaltung, entnommen und in ein Trenngefäß geleitet. Im Trenngefäß kann das Carbonsäurechlorid als obere Phase kontinuierlich entnommen und die katalysatorhaltige, untere 20 Phase kontinuierlich dem Reaktor zurückgeführt werden. Bei der Reaktionsführung ist darauf zu achten, daß das durch die Reaktionsabgase mitgerissene Chlorierungsmittel durch zusätzlich zugeführtes ausgeglichen wird. 25

Es sei explizit darauf hingewiesen, daß in einer weiteren Variante des erfindungsgemäßen Verfahrens auch nach Ausschleusung aus dem Reaktionsapparat noch Chlorwasserstoff zugegeben werden kann. Dies kann beispielsweise in einem weiteren, zwischen dem Reaktionsapparat und dem Trenngefäß befindlichen Apparat, beispielsweise einem Rührkessel, erfolgen. Zudem ist es auch möglich, ausschließlich die nachträgliche Chlorwasserstoffzufuhr durchzuführen. In diesem Fall erfolgt die Umsetzung mit dem Chlorierungsmittel ohne Zufuhr von Chlorwasserstoff.

Bevorzugt werden die Carbonsäurechloride nach dem erfindungsgemäßen Verfahren durch Umsetzung der entsprechenden Carbonsäuren 40 mit Phosgen als Chlorierungsmittel hergestellt.

Nach dem erfindungsgemäßen Verfahren herstellbare Carbonsäurechloride sind beispielsweise solche der allgemeinen Formel (II)

30

35

WO 01/19768



5 in der R für folgende Reste steht:

 C_1 - bis C_{30} -Alkyl oder deren aryl- oder cycloalkyl-substituierte Komponenten:

gesättigter, geradkettiger oder verzweigter Kohlenwasserstoffrest mit 1 bis 30 C-Atomen, bevorzugt Methyl, Ethyl, Propyl, 1-Methylethyl, ethyl, Butyl, 1-Methylpropyl, 2-Methylpropyl, 1,1-Dimethylethyl, Pentyl, 1-Ethylpropyl, Hexyl, Heptyl, 1-Ethylpentyl, Octyl,

15 2.4.4-Trimethylpentyl, Nonyl, 1,1-Dimethylheptyl, Decyl, Undecyl, Dodecyl, Tridecyl, Tetradecyl, Pentadecyl, Hexadecyl, Heptadecyl, Octadecyl, Nonadecyl, Icosyl, Henicosyl, Docosyl, Tricosyl, Tetracosyl, Pentacosyl, Hexacosyl, Heptacosy, Octacosyl, Nonacosyl, Triacontyl, Phenylmethyl, Diphenylmethyl, Triphenylmethyl,

20 2-Phenylethyl, 3-Phenylpropyl, Cyclopentylmethyl, 2-Cyclopentylethyl, 3-Cyclopentylpropyl, Cyclohexylmethyl, 2-Cyclohexylethyl,
3-Cyclohexylpropyl;

C₃- bis C₁₂-Cycloalkyl oder deren aryl- oder cycloalkyl-substi25 tuierte Komponenten:
 monocyclischer, gesättigter Kohlenwasserstoffrest mit 3 bis 12
 Ring-C-Atomen, bevorzugt Cyclopentyl, Cyclohexyl;

 C_2 - bis C_{30} -Alkenyl oder deren aryl- oder cycloalkyl-substituierte 30 Komponenten: ungesättigter, geradkettiger oder verzweigter Kohlenwasserstoffrest mit 1 bis 30 C-Atomen und 1 bis 5 Doppelbindungen an

stoffrest mit 1 bis 30 C-Atomen und 1 bis 5 Doppelbindungen an einer beliebigen Stelle, bevorzugt 2-Propenyl, 3-Butenyl, cis-2-Butenyl, trans-2-Butenyl, cis-8-Heptadecenyl, trans-8-Hep-

35 tadecenyl, cis,cis-8,11-Heptadecadienyl, cis,cis,cis-8,11,14-Heptadecatrienyl;

 C_3 - bis C_{12} -Cycloalkenyl oder deren aryl- oder cycloalkyl-substituierte Komponenten:

- 40 monocyclischer, ungesättigter Kohlenwasserstoffrest mit 3 bis 12 Ring-C-Atomen und 1 bis 3 Doppelbindungen an einer beliebigen Stelle, bevorzugt 3-Cyclopentenyl, 2-Cyclohexenyl, 3-Cyclohexenyl, 2,5-Cyclohexadienyl;
- 45 C_2 bis C_{30} -Alkinyl oder deren aryl- oder cycloalkyl-substituierte Komponenten:

WO 01/19768 PCT/EP00/08515

11

ungesättigter, geradkettiger oder verzweigter Kohlenwasserstoffrest mit 1 bis 30 C-Atomen und 1 bis 3 Dreifachbindungen an einer beliebigen Stelle, bevorzugt 3-Butinyl, 4-Pentinyl;

5 C₄- bis C₃₀-Alkeninyl oder deren aryl- oder cycloalkyl-substituierte Komponenten: ungesättigter, geradkettiger oder verzweigter Kohlenwasserstoffrest mit 1 bis 30 C-Atomen, 1 bis 3 Dreifachbindungen und 1 bis 3 Doppelbindungen an einer beliebigen Stelle.

Mit dem erfindungsgemäßen Verfahren können auch Mischungen der genannten Carbonsäurechloride hergestellt werden. Als nicht-limitierende Beispiele seien genannt Mischungen aus C8- bis C18-Carbonsäurechloriden, welche unter den Trivialnamen "Carbonsäurechlorid", "Talgfettsäurechlorid", "Kokosfettsäurechlorid"

und "Ölsäurechlorid" gehandelt werden.

Besonders bevorzugt hergestellt werden nach dem erfindungsgemäßen Verfahren Carbonsäurechloride der allgemeinen Formel (III), in 20 der R für folgende Reste steht:

 C_1 - bis C_{30} -Alkyl oder deren aryl- oder cycloalkyl-substituierte Komponenten:

- gesättigter, geradkettiger oder verzweigter Kohlenwasserstoffrest 25 mit 1 bis 30 C-Atomen, bevorzugt Methyl, Ethyl, Propyl, 1-Methylethyl, Butyl, 1-Methylpropyl, 2-Methylpropyl, 1,1-Dimethylethyl, Pentyl, 1-Ethylpropyl, Hexyl, Heptyl, 1-Ethylpentyl, Octyl, 2,4,4-Trimethylpentyl, Nonyl, 1,1-Dimethylheptyl, Decyl, Undecyl, Dodecyl, Tridecyl, Tetradecyl, Pentadecyl, Hexadecyl, Heptadecyl,
- 30 Octadecyl, Nonadecyl, Icosyl, Henicosyl, Docosyl, Tricosyl,
 Tetracosyl, Pentacosyl, Hexacosyl, Heptacosyl, Octacosyl, Nonaco syl, Triacontyl, Phenylmethyl, Diphenylmethyl, Triphenylmethyl,
 2-Phenylethyl, 3-Phenylpropyl, Cyclopentylmethyl, 2-Cyclopentyl ethyl, 3-Cyclopentylpropyl, Cyclohexylmethyl, 2-Cyclohexylethyl,
 35 3-Cyclohexylpropyl;
 - C_2 bis C_{30} -Alkenyl oder deren aryl- oder cycloalkyl-substituierte Komponenten:

ungesättigter, geradkettiger oder verzweigter Kohlenwasser40 stoffrest mit 1 bis 30 C-Atomen und 1 bis 5 Doppelbindungen an
einer beliebigen Stelle, bevorzugt 2-Propenyl, 3-Butenyl,
cis-2-Butenyl, trans-2-Butenyl, cis-8-Heptadecenyl, trans-8-Heptadecenyl, cis,cis-8,11-Heptadecadienyl, cis,cis,cis-8,11,14-Heptadecatrienyl;

45 sowie deren Mischungen.

Ganz besonders bevorzugt hergestellt werden nach dem erfindungsgemäßen Verfahren Essigsäurechlorid (R gleich Methyl), Propionsäurechlorid (R gleich Ethyl), Buttersäurechlorid (R gleich Propyl), Valeriansäurechlorid (R gleich Butyl), Isovaleriansäure-5 chlorid (R gleich 2-Methylpropyl), Pivalinsäurechlorid (R gleich 1,1-Dimethylethyl), Capronsäurechlorid (R gleich Pentyl), 2-Ethylbuttersäurechlorid (R gleich 1-Ethylpropyl), Önanthsäurechlorid (R gleich Hexyl), Caprylsäurechlorid (R gleich Heptyl), 2-Ethylhexansäurechlorid (R gleich 1-Ethylpentyl), Pelargonsäu-10 rechlorid (R gleich Octyl), Isononansäurechlorid (R gleich 2,4,4-Trimethylpentyl), Caprinsäurechlorid (R gleich Nonyl), Neodecansaurechlorid (R gleich 1,1-Dimethylheptyl), Laurinsaurechlorid (R gleich Undecyl), Myristinsäurechlorid (R gleich Tridecyl), Palmitinsäurechlorid (R gleich Pentadecyl), Stearinsäurechlorid 15 (R gleich Heptadecyl), Ölsäurechlorid (R gleich cis-8-Heptadecenyl), Linolsäurechlorid (R gleich cis, cis-8,11-Heptadecadienyl), Linolensäurechlorid (R gleich cis, cis, cis-8, 11, 14-Heptadecatrienyl), Arachidinsäurechlorid (R gleich Nonadecyl) und Behensäurechlorid (R gleich Henicosyl)

20
sowie deren Mischungen.

Die für das erfindungsgemäße Verfahren einzusetzenden Carbonsäuren ergeben sich aus den oben beschriebenen Definitionen für 25 R. Es sei darauf hingewiesen, daß mit dem erfindungsgemäßen Verfahren auch Mischungen der verschiedenen Carbonsäuren chloriert werden können.

In einer allgemeinen Ausführungsform zur diskontinuierlichen Her-30 stellung der Carbonsäurechloride durch Chlorierung mittels Thionylchlorid legt man die gesamte Menge der entsprechenden Carbonsäure in einem Rührkessel vor und dosiert unter Rühren die erforderliche Menge an N,N-disubstituiertem Formamid (I) zu. Das Reaktionssystem wird nun auf die gewünschte Temperatur gebracht 35 und bei Atmosphärendruck unter weiterem intensiven Rühren flüssiges Thionylchlorid kontinuierlich zugeführt. Die gebildeten gasförmigen Produkte Schwefeldioxid und Chlorwasserstoff werden abgeführt. Bezüglich der Menge des zugeführten Thionylchlorids ist darauf zu achten, daß nach der Umsetzung nur noch eine geringe 40 Konzentration an Katalysator-Addukt vorliegt. Nach Beendigung der Thionylchlorid-Zugabe wird unter weiterem Rühren erneut N, N-disubstituiertes Formamid zugegeben. Nun wird gasförmiger Chlorwasserstoff eingeleitet, wobei bei der Bestimmung der Zufuhrmenge die insgesamt, d.h. vor und nach Chlorierung, zugegebene Menge an 45 N, N-disubstituiertem Formamid maßgebend ist. Bei der Zugabegeschwindigkeit der Chlorwasserstoff-Einleitung ist auf eine gute Aufnahme in der Reaktionslösung zu achten. Gegebenenfalls ist die WO 01/19768 PCT/EP00/08515

13

Zugabegeschwindigkeit zu erniedrigen. Auch nach Beendigung der Chlorwasserstoff-Zugabe kann die Reaktionslösung weiter gerührt werden. Anschließend wird die Durchmischung beendet, so daß sich die beiden Phasen trennen können. Die untere, katalysatorhaltige 5 Phase wird abgetrennt und kann bei weiteren Synthesen wiederverwendet werden. Die verbleibende Carbonsäurechlorid-Phase wird durch Durchleitung von Stickstoff von restlichem Chlorwasserstoff und Schwefeldioxid befreit und kann nun für weitere Synthesestufen in der Regel ohne zusätzliche Reinigungsschritte eingestetzt werden.

In einer allgemeinen Ausführungsform zur diskontinuierlichen Herstellung der Carbonsäurechloride durch Chlorierung mittels Phosgen legt man die gesamte Menge der entsprechenden Carbonsäure in 15 einem Rührkessel vor und dosiert unter Rühren die erforderliche Menge an N,N-disubstituiertem Formamid (I) zu. Das Reaktionssystem wird nun auf die gewünschte Temperatur gebracht und bei Atmosphärendruck unter weiterem intensiven Rühren gasförmiges oder flüssiges Phosgen und gasförmiger Chlorwasserstoff kontinuierlich 20 solange eingeleitet, bis die äquimolare Menge in Bezug auf die eingesetzte Carbonsäure und zusätzlich ein geringer Überschuß an Phosgen in der Reaktionsmischung eingeleitet wurde. Die gebildeten gasförmigen Produkte Kohlendioxid und Chlorwasserstoff werden abgeführt. Bezüglich der Menge des zugeführten Phosgens ist dar-25 auf zu achten, daß nach der Umsetzung nur noch eine geringe Konzentration an Katalysator-Addukt vorliegt. Je nach Ausführungsform ist es möglich, die Zufuhr des Chlorwasserstoffs bei Beendigung der Phosgen-Zugabe zu stoppen oder auch noch nach Beendigung der Phosgen-Zugabe aufrecht zu erhalten. Die Gesamt-30 menge an zugeführtem Chlorwasserstoff sollte jedoch, bezogen auf die Menge an N,N-disubstituiertem Formamid (I), vorteilhafterweise im angegebenen Bereich liegen. Nach Beendigung der Chlorwasserstoff-Zugabe wird die Reaktionslösung noch etwa eine bis zwei Stunden gerührt. Anschließend wird die Durchmischung been-35 det, so daß sich die beiden Phasen trennen können. Die untere, katalysatorhaltige Phase wird abgetrennt und kann bei weiteren Synthesen wiederverwendet werden. Die verbleibende Carbonsäurechlorid-Phase wird durch Durchleitung von Stickstoff von restlichem Chlorwasserstoff und Kohlendioxid befreit und kann nun für wei-40 tere Synthesestufen in der Regel ohne zusätzliche Reinigungsschritte eingesetzt werden.

In einer allgemeinen Ausführungsform zur kontinuierlichen Herstellung der Carbonsäurechloride durch Chlorierung mittels Phosgen werden in einem Rührkessel die Carbonsäure, rückgeführtes Katalysator-Addukt, gegebenenfalls frisches N,N-disubstituiertes Formamid (I), gasförmiges oder flüssiges Phosgen und gasförmiger

Chlorwasserstoff unter intensivem Rühren bei der gewünschten Temperatur unter Atmosphärendruck kontinuierlich zugeführt. Die Zugabegeschwindigkeit des Phosgens ist dabei von der der Carbonsäure, die Zugabegeschwindigkeit des Chlorwasserstoffs von der 5 des Katalysator-Addukts bzw. des N,N-disubstituierten Formamids (I) abhängig. Speziell bei der Zufuhr des Phosgens ist darauf zu achten, daß in der entnommenen Lösung nur noch eine geringe Konzentration an Katalysator-Addukt vorliegt. Eine der zugeführten Menge entsprechende Menge wird kontinuierlich aus dem Rühr-10 kessel entnommen und einem Trenngefäß zugeführt. Aus diesem wird die katalysatorhaltige Phase, welche sich in'der Regel unten befindet, kontinuierlich abgetrennt und erneut dem Rührkessel zugeführt. Die verbleibende Carbonsäurechlorid-Phase wird dem Trenngefäß entnommen und in einem weiteren Gefäß durch Durchleitung 15 von Stickstoff von restlichem Chlorwasserstoff und Kohlendioxid befreit. Sie kann nun für weitere Synthesestufen in der Regel ohne zusätzliche Reinigungsschritte eingesetzt werden.

Eine weitere allgemeine Ausführungsform zur kontinuierlichen Herstellung der Carbonsäurechloride durch Chlorierung mittels Phosgen unterscheidet sich von der zuletzt beschriebenen dadurch, daß die Phosgenierung in einem Rührkessel oder einer Rührkesselkaskade, bestehend aus 2 bis 3 Rührkesseln, ohne Zufuhr von Chlorwasserstoff durchgeführt wird. Die kontinuierlich entnommene Reaktionslösung wird einem zwischen dem Rührkessel bzw. der Rührkesselkaskade und dem Trenngefäß befindlichen weiteren Rührkessel zugeführt. In diesem erfolgt die kontinuierliche Behandlung mit dem Chlorwasserstoff. Die extrahierte Reaktionslösung wird nun dem Trenngefäß zugeführt und wie oben beschrieben weiter behan-

Wesentlich bei der oben beschriebenen erfindungsgemäßen Herstellung der Carbonsäurechloride mit niedriger Farbzahl ist der überraschende Effekt, daß sich gerade die farbgebenden Komponenten in der chlorwasserstoffhaltigen Phase des N,N-disubstituierten Formamids (I) erheblich besser lösen als in der Carbonsäurechloridhaltigen Phase.

Das erfindungsgemäße Verfahren führt bereits durch eine, in den 40 Syntheseprozess leicht integrierbare Maßnahme der Chlorwasserstoffzufuhr zu Carbonsäurechloriden mit niedriger Farbzahl, so daß diese in der Regel ohne Destillation, separate Extraktion oder Adsorptivbehandlung für Folgereaktionen eingesetzt werden können. Das erfindungsgemäße Verfahren läßt sich sehr effektiv und wirtschaftlich durchführen. Durch Umgehung der nach Stand der Technik üblichen Destillation werden sowohl Investitions- und Energiekosten eingespart als auch in der Regel eine höhere

15

Ausbeute an gereinigtem Carbonsäurechlorid erreicht. Für destillationsempfindliche Carbonsäurechloride eröffnet das erfindungsgemäße Verfahren die Möglichkeit einer wirtschaftlichen Synthese im technischen Maßstab.

5 Beispiele

20 APHA.

Vergleichsbeispiel 1: Herstellung von Laurinsäurechlorid

- 10 4,5 mol Laurinsäure wurden in einer Rührapparatur mit 82,2 g
 (1,13 mol) N,N-Dimethylformamid versetzt. Die Reaktionslösung
 wurde unter Rühren auf eine Temperatur von 40 bis 50°C gebracht
 und unter Atmosphärendruck insgesamt 5,06 mol gasförmiges Phosgen
 eingeleitet. Nach Beendigung der Phosgen-Zugabe wurden die beiden
 15 Phasen voneinander getrennt. Die Katalysatorphase enthielt einen
 molaren Anteil des Katalysator-Addukts, bezogen auf die molare
 Menge an N,N-Dimethylformamid plus Katalysator-Addukt, von 0,50.
 Die Carbonsäurechlorid-Phase enthielt 99,1 Flächen-% Laurinsäurechlorid und 0,15 Flächen-% Laurinsäure. Die Farbzahl betrug 268
- Durch ein relativ hohes Molverhältnis zwischen dem zugeführten Phosgen und der eingesetzten Laurinsäure wurde ein hoher Umsatz zu Laurinsäurechlorid erreicht. Die Carbonsäurechlorid-haltige 25 Phase zeigt jedoch eine unbefriedigende, hohe Farbzahl.

Vergleichsbeispiel 2: Herstellung von Pelargonsäurechlorid (Nonansäurechlorid)

- 30 2,75 mol Pelargonsäure wurden in einer Rührapparatur mit 100,5 g (1,38 mol) N,N-Dimethylformamid versetzt. Die Reaktionslösung wurde unter Rühren auf eine Temperatur von 20 bis 30°C gebracht und unter Atmosphärendruck insgesamt 2,78 mol gasförmiges Phosgen eingeleitet. Nach Beendigung der Phosgen-Zugabe wurden die beiden 35 Phasen voneinander getrennt. Die Katalysatorphase enthielt einen molaren Anteil des Katalysator-Addukts, bezogen auf die molare Menge an N,N-Dimethylformamid plus Katalysator-Addukt, von < 0,05. Die Carbonsäurechlorid-Phase enthielt 97,1 Flächen-% Pelargonsäureanhydrid. Die 40 Farbzahl betrug 16 APHA.</p>
- Durch ein sehr niedriges, nahezu stöchiometrisches Molverhältnis zwischen dem zugeführten Phosgen und der eingesetzten Pelargonsäure wurde nur ein unbefriedigend niedriger Gehalt an Pelargonsäurechlorid im Rohaustrag bei einem zu hohen Gehalt an Pelargon-

16

säureanhydrid erreicht. Allerdings zeigt die Carbonsäurechloridhaltige Phase eine sehr niedrige Farbzahl.

Beispiel 3: Herstellung von Pelargonsäurechlorid (Nonansäurechlo-5 rid)

- 2,75 mol Pelargonsäure wurden in einer Rührapparatur mit 100,5 g (1,38 mol) N,N-Dimethylformamid versetzt. Die Reaktionslösung wurde unter Rühren auf eine Temperatur von 20 bis 30°C gebracht
- 10 und unter Atmosphärendruck insgesamt 2,78 mol gasförmiges Phosgen und gleichzeitig 1,92 mol gasförmiger Chlorwasserstoff eingeleitet. Nach Beendigung der Phosgen- und Chlorwasserstoff-Zugabe wurden die beiden Phasen voneinander getrennt. Die Katalysatorphase enthielt einen molaren Anteil des Katalysator-Addukts,
- bezogen auf die molare Menge an N.N-Dimethylformamid plus Katalysator-Addukt, von 1%. Die Carbonsäurechlorid-Phase enthielt 98,9 Gew.-% Pelargonsäurechlorid und 0,04 Gew.-% Pelargonsäureanhydrid. Die Farbzahl betrug 18 APHA.
- 20 Erst durch die erfindungsgemäße, gleichzeitige Einleitung von Chlorwasserstoff konnte ein hoher Umsatz zu Pelargonsäurechlorid mit einer sehr niedrigen Farbzahl erhalten werden.

Vergleichsbeispiel 4: Herstellung von Kokosfettsäurechlorid

2,0 mol Kokosfettsäure (Handelsname HK 8-18, Fa. Henkel), welche im wesentlichen aus Laurinsäure und Myristinsäure besteht, wurden in einer Rührapparatur mit 36,6 g (0,5 mol) N,N-Dimethylformamid versetzt. Die Reaktionslösung wurde unter Rühren auf eine

めの格

- 30 Temperatur von 30°C gebracht und unter Atmosphärendruck insgesamt 2,38 mol gasförmiges Phosgen eingeleitet. Nach Beendigung der Phosgen-Zugabe wurden die beiden Phasen voneinander getrennt. Die Katalysatorphase enthielt einen molaren Anteil des Katalysator-Addukts, bezogen auf die molare Menge an N,N-Dimethylformamid
- 35 plus Katalysator-Addukt, von 0,50. Die Carbonsäurechlorid-Phase enthielt 99,6 Gew.-% Kokosfettsäurechlorid und 0,35 Gew.-% Kokosfettsäure. Die Farbzahl betrug 399 APHA.
- Durch ein relativ hohes Molverhältnis zwischen dem zugeführten 40 Phosgen und der eingesetzten Kokosfettsäure wurde ein hoher Umsatz zu Kokosfettsäurechlorid erreicht. Die Carbonsäurechloridhaltige Phase zeigt jedoch eine unbefriedigende, hohe Farbzahl.

Beispiel 5: Herstellung von Kokosfettsäurechlorid

WO 01/19768 PCT/EP00/08515

17

2,01 mol Kokosfettsäure (Handelsname HK 8-18, Fa. Henkel) wurden in einer Rührapparatur mit 73,1 g (1,0 mol) N,N-Dimethylformamid versetzt. Die Reaktionslösung wurde unter Rühren auf eine Temperatur von 30°C gebracht und unter Atmosphärendruck insgesamt 5,2,1 mol gasförmiges Phosgen und gleichzeitig 1,04 mol gasförmiger Chlorwasserstoff eingeleitet. Nach Beendigung der Phosgen- und Chlorwasserstoff-Zugabe wurden die beiden Phasen voneinander getrennt. Die Katalysatorphase enthielt einen molaren Anteil des Katalysator-Addukts, bezogen auf die molare Menge an N,N-Dimethylformamid plus Katalysator-Addukt, von < 0,10. Die Carbonsäurechlorid-Phase enthielt 99,5 Gew.-% Kokosfettsäurechlorid und 0,5 Gew.-% Kokosfettsäure. Die Farbzahl betrug 44 APHA.</p>

Erst durch die erfindungsgemäße, gleichzeitige Einleitung von 15 Chlorwasserstoff konnte ein hoher Umsatz zu Kokosfettsäurechlorid mit einer sehr niedrigen Farbzahl erhalten werden.

Die Beispiele zeigen, daß unabhängig von der Art der Carbonsäure, durch gleichzeitiges Einleiten von Chlorwasserstoffgas bei der 20 Umsetzung mit dem Chlorierungsmittel, ein hoher Umsatz zum gewünschten Carbonsäurechlorid mit sehr niedrigen Farbzahlen erreicht wird. Die in den erfindungsgemäßen Beispielen erhaltenen Carbonsäurechloride können ohne weitere Reinigungsschritte in Folgesynthesen eingesetzt werden.

25

30

35

35

Patentansprüche

Verfahren zur Herstellung von Carbonsäurechloriden durch Umsetzung von Carbonsäuren mit Phosgen oder Thionylchlorid in Gegenwart eines Katalysator-Addukts aus einem N,N-disubstituierten Formamid der allgemeinen Formel (I)

- in der R^1 und R^2 unabhängig voneinander C_1 bis C_4 -Alkyl oder R^1 und R^2 gemeinsam eine C_4 oder C_5 -Alkylenkette bedeuten, und Phosgen oder Thionylchlorid, dadurch gekennzeichnet, daß man während und/oder nach der Umsetzung Chlorwasserstoff zuführt.
- 20 2. Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß man insgesamt eine molare Menge an Chlorwasserstoff von 0,2 bis 2,0, bezogen auf die molare Menge an eingesetzter Carbonsäure, einsetzt.
- 25 3. Verfahren nach den Ansprüchen 1 bis 2, dadurch gekennzeichnet, daß man bei der Umsetzung mit Phosgen eine Molmenge an N,N-disubstituiertem Formamid (I) von 0,05 bis 2,0, bezogen auf die Molmenge der eingesetzten Carbonsäure, verwendet.
- 30 4. Verfahren nach den Ansprüchen 1 bis 2, dadurch gekennzeichnet, daß man bei der Umsetzung mit Thionylchlorid eine Molmenge an N,N-disubstituiertem Formamid (I) von 0,001 bis 0,05, bezogen auf die Molmenge der eingesetzten Carbonsäure, verwendet.
- 5. Verfahren nach den Ansprüchen 1 bis 4, dadurch gekennzeichnet, daß man während der Umsetzung eine Molmenge an Phosgen oder Thionylchlorid von 1,0 bis 2,0, bezogen auf die Molmenge an Carbonsäure, einsetzt.
 40
- 6. Verfahren nach den Ansprüchen 1 bis 5, dadurch gekennzeichnet, daß der molare Anteil des Katalysator-Addukts aus dem N,N-disubstituierten Formamid (I) und Phosgen oder Thionylchlorid, bezogen auf die molare Menge an N,N-disubstituiertem Formamid (I) plus Katalysator-Addukt, nach der Umsetzung weniger als 0,3 beträgt.

WO 01/19768 PCT/EP00/08515

19

- 7. Verfahren nach den Ansprüchen 1 bis 5, dadurch gekennzeichnet, daß der molare Anteil des Katalysator-Addukts aus dem N,N-disubstituierten Formamid (I) und Phosgen oder Thionylchlorid, bezogen auf die molare Menge an N,N-disubstituiertem Formamid (I) plus Katalysator-Addukt, nach der Umsetzung weniger als 0,1 beträgt.
- Verfahren nach den Ansprüchen 1 bis 7, dadurch gekennzeichnet, daß man das Carbonsäurechlorid nach der Umsetzung durch
 Phasentrennung vom Reaktionsgemisch isoliert.
 - 9. Verfahren nach den Ansprüchen 1 bis 8, dadurch gekennzeichnet, daß man als N,N-disubstituiertes Formamid (I) N,N-Dimethylformamid einsetzt.
- 10. Verfahren nach den Ansprüchen 1 bis 9, dadurch gekennzeichnet, daß man nach der Umsetzung das N,N-disubstituierte Formamid (I), dessen Hydrochlorid und Katalysator-Addukt abtrennt und erneut als Katalysatorvorstufe in der Carbonsäurechlorid-Synthese einsetzt.
 - 11. Verfahren nach den Ansprüchen 1 bis 10, dadurch gekennzeichnet, daß man die Carbonsäuren mit Phosgen umsetzt.
- Verfahren nach den Ansprüchen 1 bis 11, dadurch gekennzeichnet, daß man als Carbonsäurechloride Essigsäurechlorid, Propionsäurechlorid, Buttersäurechlorid, Valeriansäurechlorid, Isovaleriansäurechlorid, Pivalinsäurechlorid, Capronsäurechlorid, 2-Ethylbuttersäurechlorid, Önanthsäurechlorid, Caprylsäurechlorid, 2-Ethylhexansäurechlorid, Pelargonsäurechlorid, Isononansäurechlorid, Caprinsäurechlorid, Neodecansäurechlorid, Laurinsäurechlorid, Myristinsäurechlorid, Palmitinsäurechlorid, Stearinsäurechlorid, Ölsäurechlorid, Linolsäurechlorid, Linolensäurechlorid, Arachidinsäurechlorid und Behensäurechlorid sowie deren Mischungen herstellt.

(12) NACH DEM VERTRAG ÜBER DIE INTERNATIONALE ZUSAMMENARBEIT AUF DEM GEBIET DES PATENTWESENS (PCT) VERÖFFENTLICHTE INTERNATIONALE ANMELDUNG

(19) Weltorganisation für geistiges Eigentum Internationales Büro



(43) Internationales Veröffentlichungsdatum 22. März 2001 (22.03.2001)

PCT

(10) Internationale Veröffentlichungsnummer WO 01/19768 A3

(51) Internationale Patentklassifikation7: C07C 51/60, 51/64

(21) Internationales Aktenzeichen:

PCT/EP00/08515

(22) Internationales Anmeldedatum:

31. August 2000 (31.08.2000)

(25) Einreichungssprache:

Deutsch

(26) Veröffentlichungssprache:

Deutsch

(30) Angaben zur Priorität: 199 43 844.7 13. September 1999 (13.09.1999) DE

(71) Anmelder (für alle Bestimmungsstaaten mit Ausnahme von US): BASF AKTIENGESELLSCHAFT [DE/DE]; 67056 Ludwigshafen (DE).

(72) Erfinder; und

(75) Erfinder/Anmelder (nur für US): BUSCH, Ralph [DE/DE]; Mörschstr. 11, 67549 Worms (DE). KNE-UPER, Heinz-Josef [DE/DE]; Buchenweg 24, 67150 Niederkirchen (DE). WEBER, Theodor [DE/DE]; Virchowstrasse 20, 67063 Ludwigshafen (DE). MÜLLER,

Winfried [DE/DE]; Ortenaustr. 13, 68163 Mannheim (DE). STAMM, Armin [DE/DE]; Gürtlerstrasse 1c, 55128 Mainz (DE). HENKELMANN, Jochem [DE/DE]; Bassermannstr. 25, 68165 Mannheim (DE).

(74) Gemeinsamer Vertreter: BASF AKTIENGE-SELLSCHAFT; 67056 Ludwigshafen (DE).

(81) Bestimmungsstaaten (national): CN, CZ, HU, JP, KR, US.

(84) Bestimmungsstaaten (regional): europäisches Patent (AT, BE, CH, CY, DE, DK, ES, FI, FR, GB, GR, IE, IT, LU, MC, NL, PT, SE).

Veröffentlicht:

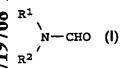
mit internationalem Recherchenbericht

(88) Veröffentlichungsdatum des internationalen
Recherchenberichts: 9. August 2001

Zur Erklärung der Zweibuchstaben-Codes, und der anderen Abkürzungen wird auf die Erklärungen ("Guidance Notes on Codes and Abbreviations") am Anfang jeder regulären Ausgabe der PCT-Gazette verwiesen.

(54) Title: METHOD FOR PRODUCING ACID CHLORIDES

🤈 (54) Bezeichnung: VERFAHREN ZUR HERSTELLUNG VON CARBONSÄURECHLORIDEN



(57) Abstract: The invention relates to a method for producing acid chlorides by converting carboxylic acids with carbon oxychlorides or thionyl chloride in the presence of a catalyst adduct of an N,N-disubstituted formamide of general formula (I) and carbon oxychloride or thionyl chloride. In the formula, R^1 and R^2 , independently from one another, mean C_1 - to C_4 -alkyl or R^1 and R^2 together mean a C_4 - or C_5 -alkylene chain. According to the inventive method, hydrogen chloride is added during and/or after the conversion.

(57) Zusammenfassung: Verfahren zur Herstellung von Carbonsäurechloriden durch Umsetzung von Carbonsäuren mit Phosgen oder Thionylchlorid in Gegenwart eines Katalysator-Addukts aus einem N,N-disubstituierten Formamid der allgemeinen Formel (I), in der R^1 und R^2 unabhängig voneinander C_1 - bis C_4 -Alkyl oder R^1 und R^2 gemeinsam eine C_4 - oder C_5 -Alkylenkette bedeuten, und Phosgen oder Thionylchlorid, bei dem man während und/oder nach der Umsetzung Chlorwasserstoff zuführt.

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

Int tional Application No PCT/EP 00/08515

A. CLASSI IPC 7	FICATION OF SUBJECT MATTER C07C51/60 C07C51/64			
According to	o International Patent Classification (IPC) or to both national classific	cation and IPC		
	SEARCHED			
	ocumentation searched (classification system followed by classifica ${\tt C07C}$	tion symbols)		
	tion searched other than minimum documentation to the extent that			
Electronic d	ata base consulted during the international search (name of data b	ase and, where practical, search terms used	t)	
EPO-In	ternal, CHEM ABS Data			
C. DOCUM	ENTS CONSIDERED TO BE RELEVANT			
Category *	Citation of document, with indication, where appropriate, of the re	elevant passages	Relevant to claim No.	
Х	EP 0 475 137 A (BASF AG) 18 March 1992 (1992-03-18) cited in the application abstract		1-9,11, 12	
	examples 1-3 claims 1-5			
	page 3, line 12-55 page 4, line 21-42			
A	EP 0 296 404 A (BASF AG) 28 December 1988 (1988-12-28) abstract example 3		1	
A	DD 153 867 A (HAASE BERND; SASS RI WINTER HARALD; BERTHOLD HORST; DI URSULA;) 10 February 1982 (1982-0 page 5, line 1-29	UDDE	1	
Furth	ner documents are listed in the continuation of box C.	X Patent family members are listed	in annex.	
Special cal	tegories of cited documents:			
	nt defining the general state of the art which is not	"T" later document published after the inte or priority date and not in conflict with	the application but	
consider d	ered to be of particular relevance locument but published on or after the international	cited to understand the principle or the invention "X" document of particular relevance; the c		
filing da *L* docume	nt which may throw doubts on priority claim(s) or	cannot be considered novel or cannot involve an inventive step when the do	be considered to	
citation	s cited to establish the publication date of another or other special reason (as specified)	"Y" document of particular relevance: the cannot be considered to involve an inv	rentive step when the	
other n		document is combined with one or mo ments, such combination being obviou in the art.		
"P" docume later th	nt published prior to the international filing date but an the priority date claimed	*&" document member of the same patent f	amily	
Date of the a	ctual completion of the international search	Date of mailing of the international sea	rch report	
2	March 2001	16/03/2001		
Name and m	alling address of the ISA European Patent Office, P.B. 5818 Patentlaan 2	Authorized officer		
European Patent Cirice, P.B. 5818 Patentizan 2 NL - 2280 HV Rijswijk Tel. (+31-70) 340-2040, Tx. 31 651 epo nl, Fax: (+31-70) 340-3016		Delanghe, P		

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

Information on patent family members

Int tional Application No PCT/EP 00/08515

Patent document cited in search repo		Publication date	1	Patent family member(s)	Publication date
EP 0475137	A	18-03-1992	DE	4028774 A	12-03-1992
EI 04/313/	••		DE	59104041 D	09-02-1995
			ES	2066295 T	01-03-1995
			US	5245063 A	14-09-1993
EP 0296404	 A	28-12-1988	DE	3719640 A	29-12-1988
EP 0296404	Λ.	20 12 1300	ĀŤ	80606 T	15-10-1992
			BR	8802859 A	03-01-1989
		`	CA	1314560 A	16-03-1993
			DE	3874622 A	22-10-1992
			ËS	2034031 T	01-04-1993
			FΙ	882785 A,B,	13-12-1988
			JP	2523792 B	14-08-1996
			JP	63316753 A	26-12-1988
			US	4900479 A	13-02-1990
DD 153867	А	10-02-1982	BG	41367 A	15-06-1987

INTERNATIONALER RECHERCHENBERICHT

in tionales Aktenzeichen

			101/21 00/	06515		
A. KLASSII IPK 7	FIZIERUNG DES ANMELDUNGSGEGENSTANDES C07C51/60 C07C51/64					
	and a supply of a	and the state and dor told				
	ernationalen Patentklassifikation (IPK) oder nach der nationalen Kla RCHIERTE GEBIETE	issinkation und der IPK	<u>.</u>			
B. RECHER	ter Mindestprüfstoff (Klassifikationssystem und Klassifikationssymb	ole)				
IPK 7	C07C					
Recherchier	te aber nicht zum Mindestprüfstoff gehörende Veröffentlichungen, s	oweit diese unter die rech	erchierten Gebiete fa	allen		
Während de	er internationalen Recherche konsultierte elektronische Datenbank (f	Name der Datenbank und	evtl. verwendete Su	ichbegriffe)		
1	ternal, CHEM ABS Data					
0.416385	SENTLICH ANGESEHENE UNTERLAGEN					
C. ALS WE Kalegorie	Bezeichnung der Veröffentlichung, soweit erforderlich unter Angat	oe der in Betracht kommer	iden Teile	Betr. Anspruch Nr.		
/\d.5900						
х	EP 0 475 137 A (BASF AG) 18. Mārz 1992 (1992-03-18) in der Anmeldung erwähnt			1-9,11, 12		
	Zusammenfassung					
	Beispiele 1-3		1			
	Ansprüche 1-5 Seite 3, Zeile 12-55		Ì			
	Seite 4, Zeile 21-42					
A	EP 0 296 404 A (BASF AG)			1		
	28. Dezember 1988 (1988-12-28)					
	Zusammenfassung Beispiel 3					
Α	DD 153 867 A (HAASE BERND;SASS RI	EGINA:		1		
^	WINTER HARALD: BERTHOLD HORST; DI	UDDE		-		
	URSULA;) 10. Februar 1982 (1982-0	İ				
	Seite 5, Zeile 1-29					
	ere Veröffentlichungen sind der Fortsetzung von Feld C zu ehmen	X Siehe Anhang P				
Besondere Kategorien von angegebenen Veröffentlichungen : "1" Spätere Veröffentlichung, die nach dem Internationalen Anmeldedatum oder dem Prioritätsdatum veröffentlicht worden ist und mit der						
'A' veronemichung, uie den angemeinten statut der Federick der in der nicht als besonders bedeutsam anzusehen ist Erflechten zugrundeligenden Prizzis oder nicht an der nicht als besonders bedeutsam anzusehen ist Erflechten zugrundeligenden Prizzis oder nicht ab der						
E ätteres Dokument, das jedoch erst am oder nach dem internationalen Anmeldedatum veröffentlicht worden ist "Theorie angegeben ist "Anveldedatum veröffentlichting die beanspruchte Effindung so veröffentlichting von besonderer Bedeutung: die beanspruchte Effindung ann allein aufgrund dieser Veröffentlichtung nicht als neu oder auf						
L Veröffentlichung, die geeignet ist, einen Prioritätsanspruch zweifelhaft er- kann allein aufgrund dieser Veröffentlichung nicht als neu oder auf scheinen zu lassen, oder durch die das Veröffentlichungsdatum einer anderen im Recherchenbericht genannten Veröffentlichung belegt werden vy Veröffentlichung von besonderer Bedeutung; die beanspruchte Erfindung						
soll oder die aus einem anderen besonderen Grund angegeben ist (wie ausgeführt) werden, wenn die Veröffentlichung mit einer oder mehreren anderen						
"O" Veröffer	ntlichung, die sich auf eine mündliche Offenbarung,	Veröffentlichungen d diese Verbindung für	ieser Kategorie in V	erbindung gebracht wird und		
P Veröffer	enutzung, eine Ausstellung oder antoere machtannen bezeint nitichung, die vor dem internationalen Anmeldedatum, aber nach eanspruchten Prioritätsdatum veröffentlicht worden ist	*&* Veröffentlichung, die l				
	Abschlusses der internationalen Recherche	Absendedatum des i	nternationalen Rech	erchenberichts		
2.	. März 2001	16/03/2001				
Name und P	ostanschrift der Internationalen Recherchenbehörde Europäisches Patentamt, P.B. 5818 Patentiaan 2	Bevoltmächtigter Bed	tiensteter			
	NL - 2280 HV Aljswijk · Tel. (+31-70) 340-2040, Tx. 31 651 epo nl.	Delement	D	:		
	Fax: (+31-70) 340-3016	Del anghe	, r	İ		

INTERNATIONALER RECHERCHENBERICHT

Angaben zu Veröffentlichungen, die zur seiben Patentfamilie gehören

Inir ionales Aktenzeichen PCT/EP 00/08515

Im Recherchenbericht angeführtes Patentdokument		Datum der Veröffentlichung	Mitglied(er) der Patentfamilie		Datum der Veröffentlichung 12-03-1992
		18-03-1992	DE 4028774 A		
EP 04/513/	^	10 00 1332	DE	59104041 D	09-02-1995
			ĔŠ	2066295 T	01-03-1995
			ÜS	5245063 A	14-09-1993
	 A	28-12-1988	DE	3719640 A	29-12-1988
EP 0296404	Α.	20 12 1300	AT	80606 T	15-10-1992
			BR	8802859 A	03-01-1989
			CA	1314560 A	16-03-1993
			DE	3874622 A	22-10-1992
			ES	2034031 T	01-04-1993
			FI	882785 A,B,	13-12-1988
			ĴР	2523792 B	14-08-1996
			JP	63316753 A	26-12-1988
			ÜS	4900479 A	13-02-1990
DD 153867	 A	10-02-1982	BG	41367 A	15-06-1987

THIS PAGE BLANK (USPTO)